VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWESENS-

PCT

REC'D 19 OCT 2001

WIPO

INTERNATIONALER VORLÄUFIGER PRÜFÜNGSBERICHT

(Artikel 36 und Regel 70 PCT)

Aldonzojoh	on dos	s Anmelders oder Anwalts	<u> </u>		
Biotest 29			WEITERES VORG		ilung über die Übersendung des internationalen Prüfungsberichts (Formblatt PCT/IPEA/416)
Internationales Aktenzeichen			Internationales Anmelde	datum(Tag/Monat/Jahr)	Prioritätsdatum (Tag/Monat/Tag)
PCT/EP0	0/05	827	23/06/2000		14/07/1999
C07K1/20		tentklassifikation (IPK) oder i	nationale Klassifikation und	J IPK	
Anmelder BIOTEST	PH	ARMA GMBH et al.			
		rnationale vorläufige Prürstellt und wird dem Anm			onalen vorläufigen Prüfung beauftragten
2. Diese	r BEF	RICHT umfaßt insgesamt	9 Blätter einschließlic	h dieses Deckblatts.	·
uı	Außerdem liegen dem Bericht ANLAGEN bei; dabei handelt es sich um Blätter mit Beschreibungen, Ansprüchen und/oder Zeichnungen, die geändert wurden und diesem Bericht zugrunde liegen, und/oder Blätter mit vor dieser Behörde vorgenommenen Berichtigungen (siehe Regel 70.16 und Abschnitt 607 der Verwaltungsrichtlinien zum PCT				
Diese	Anla	gen umfassen insgesam	t 6 Blätter.		
3. Diese	r Beri	cht enthält Angaben zu f	olgenden Punkten:		
ı	⊠	Grundlage des Berichts	;		
H		Priorität			_
III	\boxtimes	Keine Erstellung eines	Gutachtens über Neuh	eit, erfinderische Täti	gkeit und gewerbliche Anwendbarkeit
IV	\boxtimes	Mangelnde Einheitlichk	eit der Erfindung		
٧	×				, der erfinderischen Tätigkeit und der zung dieser Feststellung
VI		Bestimmte angeführte U	Jnterlagen		
VII		Bestimmte Mängel der	internationalen Anmeld	ung	
VIII	×	Bestimmte Bemerkunge	en zur internationalen A	nmeldung	
Datum der 8	Einreid	chung des Antrags		Datum der Fertigstellu	ing dieses Berichts
12/12/200	00			17.10.2001	
		nschrift der mit der internation gten Behörde:	nalen vorläufigen	Bevollmächtigter Bedi	ensteter utranscription of the state of the

Lopez Garcia, F

Tel. Nr. +49 89 2399 2171

Europäisches Patentamt D-80298 München

Tel. +49 89 2399 - 0 Tx: 523656 epmu d

INTERNATIONALER VORLÄUFIGER **PRÜFUNGSBERICHT**

Internationales Aktenzeichen PCT/EP00/05827

l. Grui	ndlag	d s	Beri	chts
---------	-------	-----	------	------

1.	Hinsichtlich der Bestandteile der internationalen Anmeldung (<i>Ersatzblätter, die dem Anmeldeamt auf eine Aufforderung nach Artikel 14 hin vorgelegt wurden, gelten im Rahmen dieses Berichts als "ursprünglich eingereicht" und sind ihm nicht beigefügt, weil sie keine Änderungen enthalten (Regeln 70.16 und 70.17)): Beschreibung, Seiten:</i>					
	1-3,	5-26	ursprüngliche Fassung			
	4,42	à	eingegangen am	19/07/2001	mit Schreiben vom	18/07/2001
	Pate	entansprüche, Nr.	:			
	1-27	7	eingegangen am	19/07/2001	mit Schreiben vom	18/07/2001
	Zeio	chnungen, Blätter	:			
	1/6-	6/6	ursprüngliche Fassung			
2.	die i	internationale Anm	he: Alle vorstehend genannter eldung eingereicht worden ist, chts anderes angegeben ist.	n Bestandteile s , zur Verfügung	standen der Behörde i oder wurden in diese	n der Sprache, in der r eingereicht, sofern
		Bestandteile stand pereicht; dabei hand	en der Behörde in der Sprach delt es sich um	e: zur Verfügu	ıng bzw. wurden in die	eser Sprache
		die Sprache der Ü Regel 23.1(b)).	bersetzung, die für die Zweck	e der internatio	nalen Recherche eing	gereicht worden ist (nach
		die Veröffentlichu	ngssprache der internationaler	n Anmeldung (r	nach Regel 48.3(b)).	
			lbersetzung, die für die Zweck i.2 und/oder 55.3).	e der internatio	nalen vorläufigen Prü	fung eingereicht worden
3.	Hins inte	sichtlich der in der rnationale vorläufig	internationalen Anmeldung off je Prüfung auf der Grundlage	enbarten Nucle des Sequenzpr	eotid- und/oder Amin otokolls durchgeführt	osäuresequ nz ist die worden, das:
		in der internationa	len Anmeldung in schriftlicher	Form enthalter	n ist.	
		zusammen mit de	r internationalen Anmeldung ir	n computerlesb	arer Form eingereicht	worden ist.
		bei der Behörde n	achträglich in schriftlicher For	m eingereicht w	vorden ist.	
		bei der Behörde n	achträglich in computerlesbar	er Form einger	eicht worden ist.	
		Die Erklärung, da Offenbarungsgeh	ß das nachträglich eingereicht alt der internationalen Anmeld	e schriftliche S ung im Anmeld	equenzprotokoll nicht ezeitpunkt hinausgeht	über den , wurde vorgelegt.
			B die in computerlesbarer Forr entsprechen, wurde vorgeleg		ormationen dem schrif	tlichen

INTERNATIONALER VORLÄUFIGER **PRÜFUNGSBERICHT**

Internationales Aktenzeichen PCT/EP00/05827

4.	. Aufgrund der Änderungen sind folgende Unterlagen fortgefallen:				
		Beschreibung,	Seiten:		
	\boxtimes	Ansprüche,	Nr.:	28,29	
		Zeichnungen,	Blatt:		
5.		Dieser Bericht ist oh angegebenen Gründ eingereichten Fassu	len nach Auffass	jung (von einigen) der Änderungen erstellt worden, da diese aus den sung der Behörde über den Offenbarungsgehalt in der ursprünglich (Regel 70.2(c)).	
		(Auf Ersatzblätter, di beizufügen).	ie solche Änderu	ıngen enthalten, ist unter Punkt 1 hinzuweisen;sie sind diesem Bericht	
6.		aige zusätzliche Bem ne Beiblatt	erkungen:		
111.	Kei	ne Erstellung eines	Gutachtens übe	er Neuheit, erfinderische Tätigkeit und gewerbliche Anwendbark it	
1.	Folg erfir	gende Teile der Anme nderischer Tätigkeit b	eldung wurden ni eruhend (nicht o	icht daraufhin geprüft, ob die beanspruchte Erfindung als neu, auf ffensichtlich) und gewerblich anwendbar anzusehen ist:	
		die gesamte internat	ionale Anmeldur	ng.	
	×	Ansprüche Nr. 27 (te	eilweise).		
Вє	grür	ndung:			
		Die gesamte interna nachstehenden Geg (genaue Angaben):	tionale Anmeldu enstand, für der	ng, bzw. die obengenannten Ansprüche Nr. beziehen sich auf den keine internationale vorläufige Prüfung durchgeführt werden braucht	
		Die Beschreibung, d oder die obengenan konnte (<i>genaue Ang</i>	nten Ansprüche	der die Zeichnungen (<i>machen Sie hierzu nachstehend genaue Angaber</i> Nr. sind so unklar, daß kein sinnvolles Gutachten erstellt werden	
				nten Ansprüche Nr. sind so unzureichend durch die Beschreibung ten erstellt werden konnte.	
	×	Für die obengenann Recherchenbericht		Nr. 27 (insofern nicht recherchiert) wurde kein internationaler	
2.	und	e sinnvolle internatior Voder Aminosäuresed spricht:	nale vorläufige P quenzen nicht de	rüfung kann nicht durchgeführt werden, weil das Protokoll der Nukleotid em in Anlage C der Verwaltungsvorschriften vorgeschriebenen Standard	
		Die schriftliche Form	n wurde nicht ein	gereicht bzw. entspricht nicht dem Standard.	

INTERNATIONALER VORLÄUFIGER PRÜFUNGSBERICHT

Internationales Aktenzeichen PCT/EP00/05827

		Die computerlesbare Form wurd	e nich	t eingereicht t	ozw. entsprich	nt nicht dem Standard.
		ngelnde Einheitlichkeit der Erfi				
1.		die Aufforderung zur Einschränk nelder:	ung de	r Ansprüche	oder zur Zahl	ung zusätzlicher Gebühren hat der
		die Ansprüche eingeschränkt.				
		zusätzliche Gebühren entrichtet				
		zusätzliche Gebühren unter Wid	erspru	ch entrichtet.		
		weder die Ansprüche eingeschr	änkt no	och zusätzlich	e Gebühren	entrichtet.
2.	×	Die Behörde hat festgestellt, dal gemäß Regel 68.1 beschlossen zusätzlicher Gebühren aufzuford	, den A	Erfordernis de Anmelder nich	r Einheitlichke t zur Einschrä	eit der Erfindung nicht erfüllt ist, und hat änkung der Ansprüche oder zur Zahlung
3.		Behörde ist der Auffassung, daß 13.3	das E	rfordernis der	Einheitlichke	it der Erfindung nach den Regeln 13.1, 13.2
		erfüllt ist				
		aus folgenden Gründen nicht er	füllt ist:	:		
4.	Dah inte	ner wurde zur Erstellung dieses E rnationalen Anmeldung durchgef	erichts ührt:	s eine internat	ionale vorläut	fige Prüfung für folgende Teile der
	×	alle Teile.				
		die Teile, die sich auf die Anspra	üche N	lr. beziehen.		-
V.	Beç gev	gründete Feststellung nach Art verblichen Anwendbarkeit; Unt	ikel 35 erlage	i(2) hinsichtli n und Erklär	ch der Neuh ungen zur St	eit, der erfinderischen Tätigkeit und d r tützung dieser Feststellung
1.	Fes	ststellung				
	Neu	uheit (N)	Ja: Nein:	Ansprüche Ansprüche	1-26 27	
	Erfi	nderische Tätigkeit (ET)	Ja: Nein:	Ansprüche Ansprüche	22-26 1-21	
	Ge	werbliche Anwendbarkeit (GA)	Ja: Nein:	Ansprüche Ansprüche	1-27	

2. Unterlagen und Erklärungen

INTERNATIONALER VORLÄUFIGER **PRÜFUNGSBERICHT**

Internationales Aktenzeichen PCT/EP00/05827

si he Beiblatt

VIII. Bestimmte Bemerkungen zur internationalen Anmeldung

Zur Klarheit der Patentansprüche, der Beschreibung und der Zeichnungen oder zu der Frage, ob die Ansprüche in vollem Umfang durch die Beschreibung gestützt werden, ist folgendes zu bemerken: siehe Beiblatt

<u>Zu Punkt l</u>

Grundlage des Berichts

- Der Bericht des Anspruches 27 wurde sich auf die angeführten Wirkungen der 1. Verbindung / Zusammensetzung durchgeführt. (siehe ISA 210).
- Die mit Schreiben vom 18.07.01 eingereichten Änderungen erfüllen die 2. Erfordernisse des Artikels 34 (2) b) PCT.

Zu <u>Punkt III</u>

Keine Erstellung eines Gutachtens über Neuheit, erfinderische Tätigkeit und gewerbliche Anwendbarkeit

Der Bericht des Anspruches 27 wurde sich nur auf die angeführten Wirkungen der 1. Verbindung / Zusammensetzung durchgeführt. (siehe ISA 210).

Zu Punkt IV

Mangelnde Einheitlichkeit der Erfindung

Die Herstellung und Präparaten von bekannten Verbindungen keine einzige allgemeine erfinderische Idee verwirklichen (Regel 13.1 PCT).

Daher, die verschiedenen Erfindungen / Gruppen von Erfindungen sind:

- Ansprüchen 1-26: Verfahren zur präparativen Fraktionierung von Plasma oder ١. Serum.
- Anspruch 27: Verwendung eine Immunoglobulinpräparates oder eines 11. Antitthombin III-, Albumin- oder Transferrin zur Herstellung eine Medikamentes.

Zu Punkt V

Begründete Feststellung nach Regel 66.2(a)(ii) hinsichtlich der Neuheit, der rfind risch n Tätigk it und d r g w rblich n Anw ndbark it; Unt rlag n und Erklärungen zur Stützung di ser F ststellung

- Es wird auf die folgenden Dokumente verwiesen: 1.
 - D1: HRKAL JOURNAL OF CHROMATOGRAPHY, 242, 1982, S. 385-388.
 - D2: US-A-5 429 746
 - D3: EP-A-0 339 919
 - D4: EP-A-0 717 049
 - D5: GOHEEN JOURNAL OF CHROMATOGRAPHY, 326, 1985, S. 235-241.
 - D6: SZEPESZ LC-GC INTERNATIONAL (LIQUID AND GAS
 - CHROMOTOGRAPHY), 5, 1992, S. 24-29.
- Die vorliegende Anmeldung beschreibt ein Verfahren zur präparativen 2. Fraktionierung von Plasma oder Serum, dadurch gekennzeichnet, dass man eine Ausganglösung, welche Plasma oder Serum enthält ohne Rivanolfällung einer hydrophoben Interaktions-chromatographie unterwirft und mit einem stufenweisen Salzgradienten eine Immunoglobulin- und eine Albumin-haltige Fraktion erhält.
- 3.1. Da die Dokumente D1-D5 linearen Gradienten offenbaren, ist der Gegenstand der Ansprüche 1-26 gegenüber D1-D5 neu (Art. 33(2) PCT).
- 3.2. Die Verwendung des Anspruches 27 sind nicht neu (Art. 33(2) PCT). Immunoglobulin-, Antithrombin III-, Albumin- oder Transferrin-Präparates sind schon bekannt (z.B. D2, Sp. 5, 2. Abs.; D3, S. 2, Z. 21-22). Mit vorliegendem Verfahren hergestelltes Immunoglobulin, Antithrombin III, Albumin oder Transferrin, unterscheiden sich nicht von anderem Immunoglobulin, Antithrombin III, Albumin oder Transferrin, die mit bekannten Verfahren hergestellt werden.
- Das Dokument D5, als nächstliegender Stand der Technik angesehen, offenbart 4. ein Verfahren zur Fraktionierung von Humanserum ohne Rivanolfällung mittels eines linearen Ammoniumsulfatsalzgradienten durch eine hydrophobe Interaktions-chromatographie (HIC), von der sich der Gegenstand gemäß Anspruch 1 dadurch unterscheidet, dass der Salzgradient "stufenweise" durchgeführt wird.

Im Hinblick auf diesen Stand der Technik, liegt das zu lösende technische Problem darin, ein alternatives Verfahren zur Plasma oder Serum-Fraktionierung zu finden.

Die vorgeschlagene Lösung wird aus folgenden Gründen nicht als erfinderisch betrachtet (Artikel 33(3) PCT):

- a) Linearen Methode zur Trennung von Serum in Albumin- und Igs-Frakitonen mittels eines HIC sind schon bekannt (siehe D5 S. 239, Abs. 3, I. 1-2).
- b) Es ist auch bekannt, dass Albumin und Igs unterschiedliche Hydrophobizität besitzen (siehe D5 S. 239, Abs. 2 I. 4-5 und Abs. 3, I. 1-2), d. h., Albumin und Igs eluieren mit 2 definitive getrennten Salzkonzentrationen eluieren. Es ist aus D5 zu sehen, dass Albumin bei ungefähr 0.85 M Ammoniumsulfat und Ig bei ungefähr 0.25 M Ammoniumsulfat eluieren.
- c) Es scheint somit naheliegend für den Fachmann zu sein, wenn er Albumin und Igs abtrennen will und Punkte a) und b) kennt, von einer Salzkonzentration, an der Albumin eluiert, zu einer Salzkonzentration, an der Ig eluiert, Stufenweise zu wechseln, d.h. von ungefähr 0.85 M Ammoniumsulfat zu ungefähr 0.25 M Ammoniumsulfat, zu ändern (siehe D5 Abb. 1 und 5).
- d) Da Verbindungen, die in einer analytischen Säule getrennt werden können, in einer präparativen Säule auch getrennt werden können, kann dann dieses Merkmal ("präparativ") nicht als erfinderisch angesehen werden. Die Optimierung der Bedingungen einer Präparativsäule ist eine dem Fachmann übliche Praxis, sobald er die Bedingungen in einer analytischen Säule kennt.
- e) Die Methoden gemäß D5 werden an 0°C, wegen der Stabilität der Serumkomponenten und nicht nur wegen der etwas besseren Auflösung des Chromatogramms, durchgeführt (siehe D5, S. 236, Abs. 5 und S. 239, Abs. 2).
- f) Dass größere Mengen Ausgangsmaterial in einem Chromatographiezyklus als in D5 prozessiert werden kann erscheint nicht überraschende ist, weil größere Säulen benutzt werden.

Daher kann der Gegenstand der Ansprüche 1-7, 10-17 nicht als erfinderisch

angesehen werden (Art. 33(3) PCT.

Die Merkmale der abhängigen Ansprüche 8,9,18-21 sind neu, trotzdem können sie nicht als erfinderisch angesehen werden, da sie innerhalb der üblichen Praxis des Fachmanns ohne die Ausübung jeder erfinderischen Aktivität scheinen zu sein.

Die Verfahren gemäß der Ansprüche 22-26 können als erfinderisch angesehen werden, da nirgends im Stand der Technik ein solches Rezyklisierungsverfahren nahegelegt ist.

Zu Punkt VIII

Bestimmte Bemerkungen zur internationalen Anmeldung

Der Anspruch 1 entspricht nicht den Erfordernissen des Artikels 6 PCT, weil der 1. Gegenstand des Schutzbegehrens nicht klar definiert ist. In dem Anspruch wird versucht, den Gegenstand durch das zu erreichende Ergebnis zu definieren; damit wird aber lediglich die zu lösende Aufgabe angegeben. Zur Beseitigung dieses Mangels erscheint es erforderlich, die für die Erzielung dieses Ergebnisses notwendigen technischen Merkmale in den Anspruch aufzunehmen, z.B. die Salzkonzentration, bei denen Albumin- und Ig-Fraktionen eluiert werden.

Außerdem erfüllt der Gegenstand des Anspruchs 1 nicht das Erfordernis des Artikels 6 PCT, weil unklar ist, ob die Worte in Klammern limitieren oder nicht.

Der in dem Anspruch 8 benutzte Begriff "PPSB-Komplexe" hat keine allgemein 2. anerkannte Bedeutung und läßt den Leser über die Bedeutung des betreffenden technischen Merkmals im Ungewissen. Dies hat zur Folge, daß die Definition des Gegenstands dieses Anspruchs nicht klar ist (Artikel 6 PCT), weil ihre Bedeutung (siehe S. 9, Z. 24) in dem Anspruch 8 nicht angegeben wird.

Zur Durchführung der Ionenaustauschchromatographie muß das Plasma auf eine definierte, niedrige Ionenstärke eingestellt werden. Dies kann durch Verdünnen oder durch Umpufferung erreicht werden.

Hierbei entstehen große Volumina, die im technischen Maßstab die Menge des zu prozessierenden Plasmas limitieren. Darüber hinaus muß durch einen zusätzlichen Schritt vor der Chromatographie das im Humanplasma enthaltene Fibrinogen entfernt werden, um ein Verblocken der Säule zu verhindern.

S. Coheen et al. beschreiben in J. of Chromatography, 326 (1985), 235-241 ein Verfahren zur Fraktionierung von Humanserum. Dabei wird eine Bio-Gel TSK Phenyl-5PW-Säule mit der Ausgangslösung bestückt und anschließend bei 0°C mittels eines linearen Ammoniumsulfatsalzgradienten in 0,1 M Natriumphosphatpuffer eluiert. Eine solche lineare Eluierung kann nur im analytischen Maßstab vorgenommen werden, da ansonsten bei Auftragen der Ausgangslösung und Anwendung der genannten Anfangskonzentration von 1,7 M die Säule verstopfen würde, wenn man im präparativen Maßstab arbeiten würde. Darüberhinaus muß bei 0°C gearbeitet werden, um die Auflösung des Chromatogramms zu verbessern. Eine solche Verfahrensweise ist auf einen Prozess im präparativen Umfang wegen des technischen Aufwands nicht übertragbar.

Z. Hrkal et al, J. of Chromatographie, 242, 1982, Seite 385- 388, beschreiben eine Verfahren zur Fraktionierung von Plasma- Proteinen, wobei eine durch Rivanolfällung von Albumin befreite Fraktion mittels eines linearen Ammoniumsulfat- Gradienten aufgetrennt wird.

Der Erfindung liegt die Aufgabe zugrunde, ein im technischen Maßstab wirtschaftlich durchführbares Verfahren zur Fraktionierung von Plasma, insbesondere Humanplasma, oder Serum, insbesondere Humanserum, bereitzustellen, das in hohen Ausbeuten native, unmodifizierte Plasmaproteine liefert. Hierbei sollte ein Präzipitieren und Auflösen von therapeutisch relevanten Proteinen überwiegend vermieden werden und der Prozess bei Raumtemperatur ablaufen.

Diese Aufgabe wird erfindungsgemäß dadurch gelöst, daß man das Plasma oder Serum, insbesondere humanen Ursprungs, bevorzugt ein von Gerinnungsfaktor VIII und/oder den Gerinnungsfaktoren des PPSB-Komplexes befreites Plasma oder Serum, insbesondere humanen Ursprungs an einer hydrophoben Phase unter Anwendung eines stufenweisen Salzgradienten chromatographiert. Als Salz eignet sich insbesondere Ammoniumsulfat.

Überraschenderweise wurde gefunden, dass mit Hilfe der hydrophoben Interaktionschromatographie Plasma oder Serum in wenigstens eine Immunglobulin- und eine Albumin-

Patentansprüche

- Verfahren zur präperativen Fraktionierung von Plasma oder Serum, dadurch gekennzeichnet, daß man eine Ausgangslösung, welche Plasma oder Serum enthält ohne Rivanolfällung einer hydrophoben Interaktions-chromatographie unterwirft und mit einem stufenweisen Salzgradienten (wenigstens) eine Immunglobulin- und eine Albumin-haltige Fraktion erhält.
- Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß als Ausgangsmaterial ein Plasma oder ein Serum humanen oder tierischen Ursprungs verwendet wird.
- 3. Verfahren gemäß Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß die Chromatographie mit einem Ammoniumsulfatsalzgradienten erfolgt.
- 4. Verfahren gemäß Anspruch 3, dadurch gekennzeichnet, daß die Chromatographie bei hoher Ammoniumsulfatkonzentration beginnt und diese im nächsten Fraktionsschritt abgesenkt wird.
- 5. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 3 oder 4, dadurch gekennzeichnet, daß die hohe Ammoniumsulfatkonzentration zwischen 0,6 und <1,4 Mol/l und die niedrige Ammoniumsulfatkonzentration zwischen 0 und 0,4 Mol/l beträgt.
- 6. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 3 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß die hohe Ammoniumsulfatpufferkonzentration 0,7 bis 1 Mol/l beträgt und abgesenkt wird auf 0 bis 0,3 Mol/l.
- 7. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, daß die Ausgangslösung und die Chromatographie-Phase bei Beginn der Trennung auf die gewünschte hohe Salzgradientenkonzentration eingestellt wird.
- 8. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß als Ausgangsmaterial Plasma eingesetzt wird, aus welchem die Gerinnungsfaktoren des PPSB-Komplexes in an sich bekannter Weise abgetrennt wurden.

19-07-2001 EP0005827

- Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 8, dadurch gekennzeichnet, daß vom Ausgangsmaterial Gerinnungsfaktor VIII in an sich bekannter Weise abgetrennt wird und dieses Ausgangsmaterial zur präperativen Fraktionierung eingesetzt wird.
- 10. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 2 bis 9, dadurch gekennzeichnet, daß man als Ausgangsmaterial polyvalentes Humanplasma verwendet.
- 11. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 2 bis 9, dadurch gekennzeichnet, daß man als Ausgangsmaterial bezüglich viraier, bakterieller oder gegen zelluläre Antigene gerichtete Antikörper selektiertes Humanplasma verwendet.
- Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 11, dadurch gekennzeichnet, daß nach der gewonnenen ersten Fraktion mittels Stufengradienten zwei weitere Fraktionen gewonnen werden.
- 13. Verfahren gemäß Anspruch 12, dadurch gekennzeichnet, daß die Auftrennung nach der ersten Fraktion mit einem Ammoniumsulfatpuffer einer Konzentration von 0,4 bis 0,1 Mol/I beginnt und danach abgesenkt wird auf < 0,1 bis 0 Mol/I.
- 14. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 13, dadurch gekennzeichnet, daß als hydrophobe Interaktionsphase Phenyl- oder Alkyl-substituierte Phasen auf der Basis von Copolymeren aus Glycidyl-methacrylat und Ethylenglycol-dimethacrylat, Copolymere aus Polystyrol und Divinylbenzol oder mit Dextran oder Polymeren gecoatete Kieselgele verwendet werden.
- 15. Verfahren gemäß Anspruch 14, dadurch gekennzeichnet, daß als hydrophobe Interaktionsphase Phenyl-substituierte Copolymere aus Glycidylmethacrylat und Ethylenglycoldimethacrylat verwendet wird.
- 16. Verfahren gemäß Anspruch 14 oder 15, dadurch gekennzeichnet, daß die hohe Ammoniumsulfatpufferkonzentration 0,8 bis 1,0 Mol/l und die abgesenkte Ammoniumsulfatkonzentration 0,3 bis 0 Mol/l beträgt.
- 17. Verfahren gemäß Anspruch 16, dadurch gekennzeichnet, daß die erste Fraktion bei einer Ammoniumsulfatkonzentration von 0,9 Mol/I gewonnen wird und danach ein

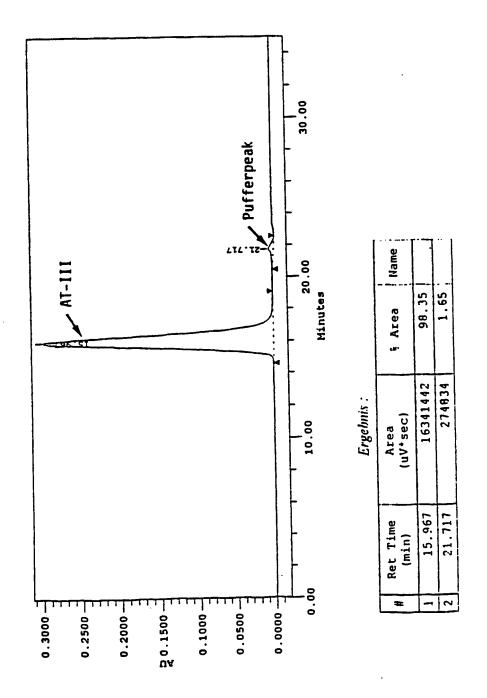
Stufengradient angewendet wird, wobei die Ammoniumsulfatkonzentration zunächst 0,3 Mol/l beträgt, und sodann auf 0 Mol/l abgesenkt wird.

- 18. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 17, dadurch gekennzeichnet, daß man die gewonnene erste Fraktion in an sich bekannter Weise aufarbeitet und therapeutisch verwendbares Antithrombin III, Transferrin und/oder Albumin gewinnt.
- 19. Verfahren gemäß Anspruch 18, dadurch gekennzeichnet, daß die gewonnene erste Fraktion durch Affinitätschromatographie sowie nachfolgende Anionenaustauscherchromatographie und Virusinaktivierung sowie übliche Filtrations-, Konzentrations- und Sterilisierungsschritte aufgearbeitet wird.
- 20. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 18, dadurch gekennzeichnet, daß man die gewonnene zweite Fraktion in an sich bekannter Weise aufarbeitet und therapeutisch einsetzbares Immunglobulin, insbesondere IgG gewinnt.
- 21. Verfahren gemäß Anspruch 20, dadurch gekennzeichnet, daß man die gewonnene zweite Fraktion durch Anionenaustauscherchromatographie, Virusinaktivierung, Oktansäurebehandlung sowie Kationenaustauscherchromatographie und übliche Filtrations-, Sterilisations- und Konzentrierungsschritte zu einem verträglichen Immunglobulin G Präparat aufarbeitet.
- 22. Rezyklisierungsverfahren zur Fraktionierung von Plasma oder Serum gemäß einem der Ansprüche 1 bis 16, dadurch gekennzeichnet, daß eine Plasma oder Serum enthaltende Ausgangslösung in präperativem Maßstab ohne anfängliche Rivanolfällung mit einem stufenweise Salzgradienten mit einer hydrophoben Interaktionschromatographie chromatographiert und dabei wenigstens eine Immunglobulin- und eine Albumin- haltige Fraktion gewinnt und sodann das Permeat aus der ersten erhaltenen Albumin- Fraktion kontinuierlich dem Ammoniumsulfatpuffer-Vorratsbehälter mit der Pufferlösung 1 mit einer Ammoniumsulfatkonzentration der ersten hohen Stufe zuführt, die gewonnene erste Fraktion kontinuierlich sammelt, die zweite Immunglobulin- haltige Fraktion durch Herstellen eines Mischpuffers aus der Pufferlösung 1 und einer Ammoniumsulfat-freien Pufferlösung 2 oder alleinigen Einsatz des Puffers 2 mit der niedrigen Ammoniumsulfatkonzentration der 2. Stufe eluiert und kontinuierlich entfernt.

- 23. Verfahren gemäß Anspruch 22, dadurch gekennzeichnet, daß man nach der Eluierung der ersten Fraktion die Chromatographiesäule mit einem Stufengradienten behandelt und so eine zweite und dritte Fraktion erhält.
- 24. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 22 oder 23, dadurch gekennzeichnet, daß man nach je einem Rezyklisierungskreislauf die Interaktionschromatographiephase mit Natronlauge aus einem Vorratsbehälter 3 behandelt.
- 25. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 22 bis 24, dadurch gekennzeichnet, daß man die gewonnene erste Fraktion in an sich bekannter Weise aufarbeitet und therapeutisch verwendbares Antithrombin III, Transferrin und/oder Albumin gewinnt.
- 26. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 22 bis 24, dadurch gekennzeichnet, daß man die gewonnene zweite Fraktion in an sich bekannter Weise aufarbeitet und therapeutisch verwendbares Immunglobulin, insbesondere IgG, gewinnt.
- 27. Verwendung eines Immunglobulinpräparates oder eines Antithrombin III-, Albumin- oder Transferrin-Präparates, erhalten nach dem Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 26 zur Herstellung eines Medikamentes für die therapeutische Anwendung.

Abbildung 6

HPSE-Chromatogramm einer gemäß Beispiel 9 hergestellten Antithrombin (AT-III) Lösung



ERSATZBLATT (REGEL 26)

INTERNATIONALER R HERCHENBERICHT

nales Aktenzeichen PCT/EP 00/05827

A. KLASSIFIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES IPK 7 C07K1/20 C07K14/765 C07K16/06 C07K14/81 C07K14/79

Nach der Internationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Klassifikation und der IPK

B. RECHERCHIERTE GEBIETE

Recherchierter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbole) IPK 7 C07K

Recherchierte aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, soweit diese unter die recherchierten Gebiete fallen

Während der internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Name der Datenbank und evtl. verwendete Suchbegriffe)

EPO-Internal, WPI Data, PAJ, CHEM ABS Data, BIOSIS, MEDLINE, EMBASE

C. ALS WI	SENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN	
Kategorie°	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
X	HRKAL Z ET AL: "HYDROPHOBIC INTERACTION CHROMATOGRAPHY OF SERUM PROTEINS ON PHENYL SEPHAROSE CL-4B" JOURNAL OF CHROMATOGRAPHY, Bd. 242, Nr. 2, 1982, Seiten 385-388, XP000946223 ISSN: 0021-9673	1-21
Y	Seite 385, Absatz 3; Abbildungen 1-3; Tabelle I/	18-21, 27-29

Weitere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu entnehmen	X Siehe Anhang Patentfamilie
 Besondere Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen : "A" Veröffentlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, aber nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist "E" älteres Dokument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen Anmeldedatum veröffentlicht worden ist "L" Veröffentlichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft erscheinen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer anderen im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden soll oder die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie ausgeführt) "O" Veröffentlichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung, eine Benutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht "P" Veröffentlichung, die vor dem internationalen Anmeldedatum, aber nach dem beanspruchten Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist 	"T" Spätere Veröffentlichung, die nach dem internationalen Anmeldedatum oder dem Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist und mit der Anmeldung nicht kollidiert, sondem nur zum Verständnis des der Erfindung zugnundeliegenden Prinzips oder der ihr zugrundeliegenden Theorie angegeben ist "X" Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann allein aufgrund dieser Veröffentlichung nicht als neu oder auf erfinderischer Tätigkeit beruhend betrachtet werden "Y" Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann nicht als auf erfinderischer Tätigkeit beruhend betrachtet werden, wenn die Veröffentlichung mit einer oder mehreren anderen Veröffentlichungen dieser Kategorie in Verbindung gebracht wird und diese Verbindung für einen Fachmann naheliegend ist "&" Veröffentlichung, die Mitglied derselben Patentfamilie ist
Datum des Abschlusses der internationalen Recherche 27. September 2000	Absendedatum des internationalen Recherchenberichts 06/10/2000
Name und Postanschrift der Internationalen Recherchenbehörde Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentlaan 2 NL ~ 2280 HV Rijswijk Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl, Fax: (+31-70) 340-3016	Bevollmächtigter Bediensteter Cervigni, S

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlichung "in, die zur selben Patentfamilie gehören

Interr nales Aktenzeichen
PCT/EP 00/05827

					101721	00/0302/	
	echerchenberici rtes Patentdoku		Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie		Datum der Veröffentlichung	
US	5429746	Α	04-07-1995	AU BR CA CV EP HU JP NO NZ WO ZA	689552 B 1843395 A 9507100 A 2183888 A 1146730 A 9602481 A 0746398 A 74845 A,B 9509658 T 963475 A 281480 A 9522389 A 9501372 A	02-04-1998 04-09-1995 16-09-1997 24-08-1995 02-04-1997 16-04-1997 11-12-1996 28-02-1997 30-09-1997 21-10-1996 26-06-1998 24-08-1995 24-10-1995	
EP	0339919	Α	02-11-1989	JP JP JP DE DE EP ES KR	1275600 A 2729484 B 2004717 A 2678249 B 68925918 D 68925918 T 0682949 A 2084599 T 139049 B	06-11-1989 18-03-1998 09-01-1990 17-11-1997 18-04-1996 02-10-1996 22-11-1995 16-05-1996 30-04-1998	
EP	0717049	A	19-06-1996	IT AT DE DE ES	FI930260 A 164594 T 69409390 D 69409390 T 2117197 T	16-06-1995 15-04-1998 07-05-1998 29-10-1998 01-08-1998	

Translation

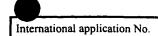


PCT

INTERNATIONAL PRELIMINARY EXAMINATION REPORT

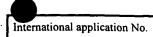
(PCT Article 36 and Rule 70)

				
Applicant's or agent's file reference Biotest 29 113	FOR FURTHER ACTION SeeNotificationofTransmittalofInternational Preliminary Examination Report (Form PCT/IPEA/416)			
International application No.	International filing date (day/r	nonth/year)	Priority date (day/month/year)	
PCT/EP00/05827	23 June 2000 (23.0	6.00)	14 July 1999 (14.07.99)	
International Patent Classification (IPC) or n C07K 1/20, 14/765, 16/06, 14/81				
Applicant	BIOTEST PHARMA	GMBH		
This international preliminary exam and is transmitted to the applicant ac		by this Interna	ational Preliminary Examining Authority	
2. This REPORT consists of a total of	9 sheets, including	ng this cover sh	neet.	
This report is also accompanied by ANNEXES, i.e., sheets of the description, claims and/or drawings which have bee amended and are the basis for this report and/or sheets containing rectifications made before this Authority (see Rul 70.16 and Section 607 of the Administrative Instructions under the PCT). These annexes consist of a total of6 sheets.				
This report contains indications rela	ting to the following items:			
I Basis of the report				
II Priority				
III Non-establishment o	of opinion with regard to novelty	y, inventive ste	p and industrial applicability	
IV Lack of unity of inv	ention			
v Reasoned statement under Article 35(2) with regard to novelty, inventive step or industrial applicability; citations and explanations supporting such statement			ventive step or industrial applicability;	
VI Certain documents of	ited			
VII Certain defects in th	e international application			
VIII Certain observations on the international application				
Date of submission of the demand	Date o	f completion of	f this report	
12 December 2000 (12.	12.00)	17 00	ctober 2001 (17.10.2001)	
Name and mailing address of the IPEA/EP	Author	rized officer		
Facsimile No.	Teleph	one No.		



PCT/EP00/05827

I.	Basis	of the re	port				
1.	With	regard to	the elements	of the international a	pplication:*		
	\boxtimes	the inte	rnational applic	ation as originally fi	led		
	\boxtimes	the desc	cription:				
		pages			1-3,5-2	6	, as originally filed
		pages					, filed with the demand
		pages		4,4a		_, filed with the letter of	18 July 2001 (18.07.2001)
	\square	the clair	ms ^{, ,}				
		pages	••••				, as originally filed
		pages				, as amended (togeth	er with any statement under Article 19
		pages					, filed with the demand
		pages		1-27		_, filed with the letter of	18 July 2001 (18.07.2001)
	\square	the drav	wings.				
		pages	-		1/6-6/6	ń	, as originally filed
		pages			 		, filed with the demand
		pages					
	Π.	t		of the description:			
	Ш,	-		_			as anisimally Glad
		pages pages					, as originally filed
		pages					, filed with the demand
2.	With	regard to	o the language	all the elements ma was filed, unless other	rked above were	available or furnished to to	his Authority in the language in which
						following language	which is:
		the lan	guage of a trans	lation furnished for	the purposes of i	nternational search (under I	Rule 23.1(b)).
		the lan	guage of public	ation of the internation	onal application	(under Rule 48.3(b)).	
			~ ~	anslation furnished	for the purposes	of international preliminar	ry examination (under Rule 55.2 and/
		or 55.3	•				
3.	With	regard	to any nucleo	otide and/or amine carried out on the ba	o acid sequence asis of the seque	e disclosed in the intern	ational application, the international
		•		ational application in			
	Ħ			international applica		readable form.	
	Ħ		_	to this Authority in	•		
	Ħ			to this Authority in		ble form.	
	H			_	-		ot go beyond the disclosure in the
	_			on as filed has been f		sedannes mannig assa m	go co, one are areasers in the
				e information recore	ded in computer	r readable form is identica	al to the written sequence listing has
		been fu	ırnished.				
4.	\boxtimes	The am	nendments have	resulted in the cance	ellation of:		
			the description,	pages			
				28,29			
			the drawings, s	heets/fig			
	_					ments had not been made	since they have been considered to go
5.	Ш					ntal Box (Rule 70.2(c)).**	since they have been considered to go
*	Renta	cement	sheets which ho	ve heen furnished to	the receiving ()	ffice in response to an invi	tation under Article 14 are referred to
	in th	is report					not contain amendments (Rule 70.16
**		(0.17). enlacem	ent sheet contai	nina such amandmos	nts must he refer	ed to under item I and ann	pered to this report
	y 1	фицет	one contain	g suci, americanei	00 10/6/1	W MIMEL MEIN I WIM WIN	man so una report.



PCT/EP00/05827

III. Non-	establishment of opinion with regard to novelty, inventive step an	industrial applicability
1. The o	questions whether the claimed invention appears to be novel, to invarially applicable have not been examined in respect of:	volve an inventive step (to be non obvious), or to be
	the entire international application.	
\boxtimes	claims Nos. 27	
becau	se:	
	the said international application, or the said claims Nosrelate to the following subject matter which does not require an inter-	national preliminary examination (specify):
	the description, claims or drawings (indicate particular elements bel are so unclear that no meaningful opinion could be formed (specify):	ow) or said claims Nos.
	the claims, or said claims Nos	are so inadequately supported
\boxtimes	no international search report has been established for said claims No	os
2. A mea sequer	ningful international preliminary examination cannot be carried out not listing to comply with the standard provided for in Annex C of the the written form has not been furnished or does not comply with the the computer readable form has not been furnished or does not comp	Administrative Instructions: standard.

International application No.

INTERNATIONAL PRELIMINARY EXAMINATION REPORT

PCT/EP00/05827

IV. Lack of unity of invention
1. In response to the invitation to restrict or pay additional fees the applicant has:
restricted the claims.
paid additional fees.
paid additional fees under protest.
neither restricted nor paid additional fees.
This Authority found that the requirement of unity of invention is not complied with and chose, according to Rule 68.1, not to invite the applicant to restrict or pay additional fees.
3. This Authority considers that the requirement of unity of invention in accordance with Rules 13.1, 13.2 and 13.3 is
complied with.
not complied with for the following reasons:
4. Consequently, the following parts of the international application were the subject of international preliminary examination in establishing this report:
all parts.
the parts relating to claims Nos

V. Reasoned statement under Article 35(2) with regard to novelty, inventive step or industrial applicability; citations and explanations supporting such statement

√)	Claims	1-26	YES
	Claims	27	NO
step (IS)	Claims	22-26	YES
	Claims	1-21	NO
applicability (IA)	Claims	1-27	YES
	Claims		NO
•	N) step (IS) applicability (IA)	Claims Claims Claims Claims applicability (IA) Claims	Claims 27

- 2. Citations and explanations
 - 1. Reference is made to the following documents:
 - D1: HRKAL, JOURNAL OF CHROMATOGRAPHY, Vol. 242, 1982, pages 385-388
 - D2: US-A-5 429 746
 - D3: EP-A-0 339 919
 - D4: EP-A-0 717 049
 - D5: GOHEEN, JOURNAL OF CHROMATOGRAPHY, Vol. 326, 1985, pages 235-241
 - D6: SZEPESZ, LC-GC INTERNATIONAL (LIQUID AND GAS CHROMATOGRAPHY), Vol. 5, 1992, pages 24-29.
 - 2. The present application describes a method for the preparative fractionating of plasma or serum, characterised in that when a starting solution containing plasma or serum is subjected to hydrophobic interaction chromatography without rivanol precipitation, one fraction is obtained containing immunoglobulin and one containing albumin, with a stepwise salt gradient.
 - 3.1 Since D1 to D5 disclose linear gradients, the subject matter of Claims 1-26 is novel over D1 to D5 (PCT Article 33(2)).

- 3.2 The use disclosed in Claim 27 is not novel (PCT Article 33(2)). Immunoglobulin, antithrombin III, albumin or transferrin preparations are already known see, for example, D2, column 5, second paragraph; D3, page 2, lines 21-22. The immunoglobulin, antithrombin III, albumin or transferrin produced using the present method is no different from other immunoglobulin, antithrombin III, albumin or transferrin produced using the known method.
- 4. D5, the closest prior art, discloses a method for fractionating human serum without rivanol precipitation by means of a linear ammonium sulphate salt gradient using hydrophobic interaction chromatography (HIC), from which the subject matter of Claim 1 differs in that the salt gradient is implemented "stepwise".

In view of said prior art, the technical problem to be solved is that of finding an alternative method for plasma or serum fractionating.

The proposed solution is not considered to involve an inventive step for the following reasons (PCT Article 33(3)):

a) linear methods for separating serum in albumin and immunoglobulin (Ig) fractions by means of HIC are already known - see D5, page 239, paragraph 3, lines 1-2.

/...

- b) It is also known that albumin and Igs are characterised by different hydrophobicities see D5, page 239, paragraph 2, lines 4-5 and paragraph 3, lines 1-2; in other words, albumin and Igs are eluted at two distinctly separated salt concentrations. It can be derived from D5 that albumin is eluted with approximately 0.85M ammonium sulphate and Ig with approximately 0.25M ammonium sulphate.
- c) Thus, for the person skilled in the art wishing to separate albumin and Igs and being aware of points 4 a) and b) above, it would be **obvious** to change stepwise from a salt concentration in which albumin is eluted to a salt concentration in which Ig is eluted, i.e. from approximately 0.85M to approximately 0.25M see D5, Figures 1 and 5.
- d) Since compounds that can be separated in an analytic column can also be separated in a preparative column, said feature ("preparative") cannot be considered inventive. Optimisation of the conditions in a preparative column is common practice for the person skilled in the art who knows the conditions in an analytic column.
- e) The methods according to D5 are implemented at 0°C because of the stability of the serum constituents and not only because of the rather better resolution of the chromatogram see D5, page 236, paragraph 5 and page 239, paragraph 2.

/...

f) It is not surprising that greater quantities of starting material can be processed in a chromatography cycle than in D5, since the columns used are larger.

Therefore the subject matter of Claims 1-7 and 10-17 does not involve an inventive step (PCT Article 33(3)).

The features of the dependent Claims 8, 9 and 18-21 are novel but cannot be considered inventive, since they appear to lie within the scope of what would be straightforward for the person skilled in the art, requiring no inventive input.

The methods according to Claims 22-26 can be considered to involve an inventive step since such a recycling method cannot be derived from the prior art.

I. Basis of the report

- 1. This report has been drawn on the basis of (Replacement sheets which have been furnished to the receiving Office in response to an invitation under Article 14 are referred to in this report as "originally filed" and are not annexed to the report since they do not contain amendments.):
 - The report relating to Claim 27 was established on the basis of the indicated effects of the compound /composition - see ISA 210.
 - The amendments submitted with the letter of 18 July 2001 satisfy the requirements of PCT Article 34(2)(b).

Supplemen	ntal Box
-----------	----------

(To be used when the space in any of the preceding boxes is not sufficient)

Continuation of: III.1

1. The report relating to Claim 27 was established solely on the basis of the indicated effects of the compound/composition - see ISA 210.

Supplemental Box

(To be used when the space in any of the preceding boxes is not sufficient)

Continuation of: IV.2 and .4

The production and the preparations of known compounds do not constitute a single general inventive concept (PCT Rule 13.1).

In consequence, the different inventions or groups of inventions are:

- Claims 1-26: Method for preparative fractionating of plasma or serum.
- II Claim 27: Use of an immunoglobulin preparation or of an antithrombin III, albumin or transferrin for the manufacture of a pharmaceutical product.

VIII. Certain observations on the international application

The following observations on the clarity of the claims, description, and drawings or on the question whether the claims are fully supported by the description, are made:

1. Claim 1 does not meet the requirements of PCT
Article 6 because the subject matter for which
protection is sought is not clearly defined. Said
claim attempts to define its subject matter in terms
of the result to be achieved, and in so doing merely
states the problem to be solved. To redress this
defect, it appears that those technical features
which are essential in order to achieve said result,
for example the salt concentration at which albumin
and Ig fractions are eluted, should be included in
the claim.

Furthermore, the subject matter of Claim 1 does not meet the requirement of PCT Article 6 because it is unclear whether the words between parentheses are restrictive or not.

2. In Claim 8, the term "PPSB complexes" has no generally recognised meaning and leaves the reader unclear as to the relevant technical feature. In consequence, the definition of the subject matter of said claim lacks clarity (PCT Article 6) since its meaning - see page 9, line 24 - is not given in Claim 8.

VERTRAG ÜBENDIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWES

Absender: MIT DER INTERNATIONALEN VORLÄUFIGEN PRÜFUNG BEAUFTRAGTE BEHÖRDE An: Eingegangeh BEIL, Hans C. HANSMANN & VOGESER MITTEILUNG ÜBER DIE ÜBERSENDUNG Postfach 80 01 40 DES INTERNATIONALEN VORLÄUFIGEN 18. Okt. 2001 D-65901 Frankfurt am Main **PRÜFUNGSBERICHTS** ALLEMAGNE (Regel 71.1 PCT) Absendedatum 17.10.2001 (Tag/Monat/Jahr) Aktenzeichen des Anmelders oder Anwalts WICHTIGE MITTEILUNG **Biotest 29 113** Internationales Aktenzeichen Internationales Anmeldedatum (Tag/Monat/Jahr) Prioritätsdatum (Tag/Monat/Jahr) PCT/EP00/05827 23/06/2000 14/07/1999



Anmelder

BIOTEST PHARMA GMBH et al.

- 1. Dem Anmelder wird mitgeteilt, daß ihm die mit der internationalen vorläufigen Prüfung beauftragte Behörde hiermit den zu der internationalen Anmeldung erstellten internationalen vorläufigen Prüfungsbericht, gegebenenfalls mit den dazugehörigen Anlagen, übermittelt.
- 2. Eine Kopie des Berichts wird gegebenenfalls mit den dazugehörigen Anlagen dem Internationalen Büro zur Weiterleitung an alle ausgewählten Ämter übermittelt.
- 3. Auf Wunsch eines ausgewählten Amts wird das Internationale Büro eine Übersetzung des Berichts (jedoch nicht der Anlagen) ins Englische anfertigen und diesem Amt übermitteln.

4. ERINNERUNG

Zum Eintritt in die nationale Phase hat der Anmelder vor jedem ausgewählten Amt innerhalb von 30 Monaten ab dem Prioritätsdatum (oder in manchen Ämtern noch später) bestimmte Handlungen (Einreichung von Übersetzungen und Entrichtung nationaler Gebühren) vorzunehmen (Artikel 39 (1)) (siehe auch die durch das Internationale Büro im Formblatt PCT/IB/301 übermittelte Information).

lst einem ausgewählten Amt eine Übersetzung der internationalen Anmeldung zu übermitteln, so muß diese Übersetzung auch Übersetzungen aller Anlagen zum internationalen vorläufigen Prüfungsbericht enthalten. Es ist Aufgabe des Anmelders, solche Übersetzungen anzufertigen und den betroffenen ausgewählten Ämtern direkt zuzuleiten.

Weitere Einzelheiten zu den maßgebenden Fristen und Erfordernissen der ausgewählten Ämter sind Band II des PCT-Leitfadens für Anmelder zu entnehmen.

Name und Postanschrift der mit der internationalen Prüfung beauftragten Behörde

Zoglauer, H

D-80298 München

Tel. +49 89 2399 - 0 Tx: 523656 epmu d

Fax: +49 89 2399 - 4465

Europäisches Patentamt

Tel. +49 89 2399-8051

Bevollmächtigter Bediensteter



Express Mail Deposit date: Samuery 11, 2002 Express Mail Lubel No: Ex015940662 US

CONVENTION CONCERNING INTERNATIONAL COLLABORATION IN THE FIELD OF PATENTS

Sender:

THE AUTHORITIES ENTRUSTED WITH THE PROVISIONAL INTERNATIONAL EXAMINATION

То:			PCT	
Hans C. Beil HANSMANN & VORGESER P.O. Box 80 01 40 D-65901 Frankfurt am Main Germany		COMMUNICATION CONCERNING THE FORWARDING OF THE PROVISIONAL INTERNATIONAL OFFICE ACTION (Regulation 71.1 of the PCT)		
		Mailing Date:		
		(month/date/year)	10-17-2001	
File No. of the Applicant or Attorney				
Biotest 29 113			IMPORTANT COMMUNICATION	
International File No.:	International Filing Dat	te Priority Date (Month/Day/Year)		
PCT/EP00/05827	(Month/Day/Year) 6/23/2000		7/14/1999	
Applicant: BIOTEST PHARMA GMBH et	- 1			
i — DIOTEST PHARMA UMBH 6	al.			

- 1. The Applicant is informed that the authorities, entrusted with the Provisional International Examination, are forwarding to him herewith the Provisional International Office Action, if applicable together with the associated appendixes, which was prepared in connection with the International Application.
- 2. A copy of the Office Action, if applicable together with the associated appendixes, will be forwarded to the International Office in order to be sent to all the Offices selected.
- 3. At the request of a selected Office, the International Office will prepare a translation of the Office Action (but not of the appendixes) into English and forward it to this Office.

4. REMINDER

For entry into the National phase, the Applicant must undertake certain actions at each of the Offices selected within 30 months of the priority date (or even later in the case of some Offices) (submitting translations and paying national fees) (Article 39 (1)) (See also the information forwarded by the International Office in form PCT/IB/301)

If a translation of the International Application has to be forwarded to a selected Office, then this translation must also contain translations of all appendixes to the Provisional International Office Action. It is the responsibility of the Applicant to have such translations prepared and to pass them on directly to the selected Offices in question.

Further details concerning the relevant deadlines and requirements of the Offices selected are given in Volume II of the PCT manual for applicants.

Name and address of the authorities entrusted with the Provisional	Authorized Employee
International Examination European Patent Office	
D-80298 Munich	H. Zoglauer

CONVENTION CONCERNING INTERNATIONAL COLLABORATION IN THE FIELD OF PATENTS

PCT

PROVISIONAL INTERNATIONAL OFFICE ACTION

(Article 36 and Regulation 70 of the PCT)

Biotest 2	e Applicant or Attorney 9 113	FURTHER see communication concerning the mailing of the provisional Office Action PROCEDURE (Form PCT/IPEA/416)				
International	File No.:	International Filing Date	(Month/Day/Year)	Priority Date (Month/Day/Year)		
PCT/E	P00/05827	6/23/2000		7/14/1999		
International	Patent Classification (IP	C) or national classification ar	nd IPC			
}			C07K1/20			
Applicant						
BIOTES	T PHARMA GMB	H et al.				
	e Provisional Interna amination.	ational Office Action was	s prepared by the	Authorities entrusted with the Provisional Internation		
2. Th	is REPORT compris	es a total of 9 pages, includ	ing this cover sheet.			
	drawings, which		hich this report is ba	tion; these are pages with specifications, claims an used, and/or pages with corrections made (see Regula		
] Th	ese appendixes comp	rise a total of 6 pag	es.			
3. Th	is report contains info	rmation and the pages corr	esponding to the foll	owing items:		
] ,	Basis for Basis f	the report				
] ,,	☐ Priority					
111		t opinion concerning the no	ovelty, inventive activ	vity and commercial applicability has not been prepared		
IV	☐ Lack of a	miformity of the invention	•			
V				h respect to the novelty, the inventive activity and support of this determination		
VI	Particula	r documents listed				
į vi	I Particula	r deficiencies in the Interna	tional Application			
VI VI	II 🛛 Particula	r comments concerning the	International Applic	ation		
·						
	n Application was filed			hich this report was prepared		
12/12/20	00		10/17/2	001		
		ntrusted with the Provisional	Authorized	i Employee		
	Examination ropean Patent Office 30298 Munich		F. Lope	ez Garcia		
L						

This report was drawn up on the basis (substitute pages, which were presented to the Patent 1. Office upon request according to Article 14, are regarded within the scope of this report as

		ing been submitt changes) of:	ed originally	y" and are no	t enclosed w	vith it, beca	ause th	iey do	not con	tain
	Spec	cification, pages:								
	1 – 3	3, 5 - 26	O	riginal version						
	4, 4a 7/18) /2001	Re	eceived on		7/19/	2001	with	letter	of
	Clai	ms, No.:								
	1 - 2	7	Received o	on	7/1	19/2001 wit	th lette	r of 7/1	8/2001	
	Drav	wings, pages:								
	1/6 -	- 6/6	Original ve	ersion						
2.	With regard to language: All constituent parts, named above, were available to the authorities in the language, in which the international application was filed or were submitted in this language, unless it is stated differently here. The constituent parts were available to the Authorities in the language or were submitted in this							this		
	langi	uage, which is								
		the language of (according to R			was subm	nitted for	the in	ternatio	onal sea	arch
		the language, Regulation 48.3		he internation	nal applicat	ion was p	publish	ned (ac	cording	g to
		the language o				ed for the	provis	ional i	nternatio	onal
3.	interna	regard to the nu tional application f the sequence pro	n, the provis	ional internat		-				
		is contained in a is submitted in a is submitted sub is submitted sub the declaration, content of the ir the declaration, written sequence	computer-readsequently to osequently to that the winternational at that the inf	adable form to the authoritie the authoritie ritten sequence application at formation in t	gether with the subsequent is in computed protocol of the time of the subsequent is the time of time of time of th	the internat tly in writte er-readable does not g he applicati	en form form. so beyonen, wa	n. ond the as prese	e disclo	

PROVISIONAL INTERNATIONAL OFFICE ACTION

4.	Because of the changes, the following documents have been omitted			
		specification	pages:	
	\boxtimes	claims	No.:	28, 29
		drawings	page:	
5.		ese, in the opinion	of the	without taking (any of) the changes into consideration, authorities, for the reasons given, go beyond the mitted version (Regulation 70.2(c)).
	enclose	(Item 1 should refer to d with this report.	substitu	te pages, which contain such changes; they are to be
6.	Any add	ditional comments		
	see sup	plementary pate		
III.	_	pert opinion concerning been prepared	the nov	relty, inventive activity and commercial applicability
1. inventica applica	on is to b			were not examined with regard to whether the claimed don inventive activity (not obviously) and commercially
		The whole of the Interna	tional A	pplication
	\boxtimes	Claims 27 (partly)		
Justific	ation:			
				pplication or the above-mentioned claims Nos. relate to rovisional International Examination need not be carried
				twings (please give details below) or the above-named nat a meaningful expert opinion could not be prepared
		The claims or the claim specification, so that a m		named above are supported inadequately by the all expert opinion cannot be prepared.
	report).		n Report	was prepared for the claims 27 (not checked in this
2.	the nuc	-	he amin	camination cannot be carried out, because the protocol of o acid sequences does not correspond to the standard trative Regulations:
		The written form was no	et auhmit	e

PROVISIONAL INTERNATIONAL OFFICE ACTION

	The computer-readable form was not submitted or does not correspond to the standard.				
IV.	Deficient Uniformity of the Invention				
1.	In response to the request to limit the claims or to pay additional fees, the Applicant has				
	 limited the claims. paid additional fees. paid additional fees under protest. neither limited the claims nor paid additional fees. 				
2.	The authorities have noted that the requirement, that the invention be uniform, is not fulfilled and, in accordance with Regulation 68.1, has requested the Applicant not to limit the claims or to pay additional fees				
3.	The authorities are of the opinion that the requirement of Regulations 13.1, 13.2 and 13.3, that the invention be uniform,				
	is fulfilled is not fulfilled for the following reasons:				
4.	Therefore, for preparing this report, a Provisional International Examination of the following parts of the International Application was carried out:				
					

PROVISIONAL INTERNATIONAL OFFICE ACTION

V. Justified determination according to Article 35(2) with respect to the novelty, the inventive activity and the commercial applicability; documents and explanations in support of this determination

1. Determination

Novelty		Claims Claims	1 - 28 27
Inventive Activity		Claims Claims	22 – 28 1 - 21
Industrial Applicability	Yes: No:	Claims Claims	1 – 27

2. Documents and Explanations

see supplementary sheet

VIII. Certain Comments Concerning the International Application

The following is noted concerning the clarity of the claims, the specification and the drawin concerning the question whether the claims are supported to the full extent in the specification

see supplementary sheet

Regarding Item I

Basis for the Report

- 1. The report of claim 27 was carried out with respect to the listed effects of the compound / composition (see ISA 210)
- 2. The changes, submitted with the letter of 7-18-01, fulfill the requirements of Article 34 (2) b) of the PCT.

Regarding Item III

An Expert Opinion Concerning the Novelty, Inventive Activity And Industrial Applicability Was Not Prepared

1. The report of claim 27 was carried out only with respect to the listed effects of the compound / composition (see ISA 210).

Regarding Item IV

Deficient Uniformity of the Invention

The production and preparations of known compounds do not realize a single, general, inventive idea (Regulation 13.1 of the PCT).

The different inventions / groups of invention therefore are:

- Claims 1 26: Method For The Preparative Fractionation Of Plasma Or Serum.
- II. Claim 27: use of an immunoglobulin preparation or an antithrombin III, albumin or transferrin for the preparation of a medicinal drug.

Regarding Item V

Justified determination according to Article 66.2(a)(ii) with respect to the novelty, the inventive activity and the commercial applicability; documents and explanations in support of this determination

- 1. Reference is made to the following documents:
 - D1: HRKAL JOURNAL OF CHROMATOGRAPHY, 242, 1982, pp. 385 386
 - D2: US patent 5,429,746
 - D3: EP-A-0 339 919
 - D4: EP-A-0 717 049
 - D5: GOHEEN JOURNAL OF CHROMATOGRAPHY, 326, 1985, pp. 235 241
 - D6: SZEPESZ LC-GC INTERNATIONA (LIQUID AND GAS CHROMATOGRAPHY), 5, 1992, pp. 24 29
- 2. The present application describes a method for the preparative fractionation of plasma or serum, wherein a starting solution, which contains plasma or serum, is subjected without rivanol precipitation to a hydrophobic interaction chromatography and an immunoglobulin-containing fraction and an albumin-containing fraction are obtained with a stepwise salt gradient.
- 3.1: Since documents D1 D5 disclose linear gradients, the object of claims 1 26 is new relative to D1 D5 (Art. 33(2) of the PCT).
- 3.2 The use of claim 27 is not new (Art. 33(2) of the PCT). Immunoglobulin, antithrombin III, albumin or transferrin preparations are already known (for example, D2, column 5, second paragraph; D3, page 2 lines 21 22).

Immunoglobulin, antithrombin III, albumin and transferrin, prepared with the present method, do not differ from other immunoglobulin, antithrombin III, albumin and transferrin, which are prepared with known methods.

4. Documents D5, which is regarded as the closest state of the art, discloses a method for the fractionation of human serum without rivanol precipitation by means of a linear ammonium sulfate salt gradient by a hydrophobic interaction chromatography (HIC), from which the object of claim 1 differs owing to the fact that the salt gradient is carried out "stepwise".

In view of this state of the art, the technical problem, which is to be solved, is to find an alternative method for fractionating plasma or serum.

The proposed solution is not regarded as inventive for the following reasons (Art. 33(2) of the PCT):

- a) Linear methods of separating serum in albumin and Igs fractions by means of HIC are already known (see D5, page 239, paragraph 3, I. 1 2).
- b) It is also known that the hydrophobicity of albumin and Igs are different (see D5, page 239, paragraph 2 I. 4 5 and paragraph 3, I. 1 2), that is, albumin and Igs are eluted with 2 **definitive**, **separate** salt concentrations. It can also be seen from D5 that the albumin is eluted width approximately 0.85M ammonium sulfate and Ig with approximately 0.25M ammonium sulfate.
- c) It seems obvious for someone skilled in the art, who wishes to separate albumin and Igs and knows items a) and b), to change stepwise from a salt concentration, at which albumin is eluted, to a salt concentration, at which the Ig is eluted, that is, from about 0.85M ammonium sulfate to about 0.25M the manual sulfate (see D5, Figures 1 and 5).

- d. Since compounds, which can be separated on an analytical column, can also be separated on a preparative column, this distinguishing feature ("preparative") cannot be regarded as inventive. The optimization of the conditions of a preparative column is a customary exercise for someone skilled in the art, as soon as the conditions for an analytical column are known.
- e) The methods of D5 are carried out at 0°C because of the stability of the serum components and not because of the somewhat better resolution of the chromatogram (see D5, page 236, paragraph 5 and page 239, paragraph 2).
- f) That larger amounts of starting material can be processed than in the case of D5 is not surprising, because larger column are used

The object of claims 1 - 7 and 10 - 17 can therefore not be regarded as inventive (Art. 33(2) of the PCT).

The distinguishing features of the dependent claims 8, 9, 18 - 21 are new. Nevertheless, they cannot be regarded as inventive, since they appear to be within the scope of the usual activities of someone skilled in the art and do not require any inventive activity to be exercised.

The methods of claims 22 - 26 can be regarded as inventive since such a recycling method is not suggested anywhere in the state of the art.

Regarding Item VIII

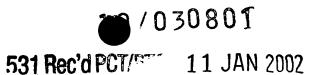
Certain Comments Concerning The International Application

1. Claim 1 does not meet the requirements of Article 6 of the PCT, because the object of the application for protection is not define clearly. In the claim, an attempt is

made to define the object by the result, which is to be achieved; with that, however, only the objective, which is to be accomplished, is stated. To eliminate this deficiency, it appears to be necessary to take up the technical distinguishing features, necessary for achieving this result, such as the salt concentration, at which the albumin and Ig fractions are eluted, in the claim.

In addition, the object of claim 1 does not fulfilled the requirement of Article 6 of the PCT, because it is not clear whether the words in parenthesis are or are not limiting.

2. The concept of "PPSB, complexes", used in claim 8, does not have a generally recognized meaning and leaves the reader uncertain concerning the significance of the technical distinguishing feature in question. As a result, the definition of the object of this claim is not clear (Article 6 of the PCT), because its meaning (see p. 9, line 24) is not given in claim 8.



Claims

- 1. A method for fractionating plasma or serum, wherein a starting solution, containing plasma or serum, is subjected to a hydrophobic interaction chromatography without rivanol precipitation and, by using a stepwise salt gradient, (at least) one immunoglobulin-containing fraction and one albumin-containing fraction are obtained.
- 2. The method of claim 1, wherein a plasma or serum of human or animal origin is used as starting material.
- 3. The method of claims 1 or 2, wherein an ammonium sulfate gradient is used for the chromatography.
- 4. The method of claim 3, wherein the chromatography commences at a high concentration of ammonium sulfate, which is lowered in the next step of the fractionation.
- 5. The method of one of the claims 3 or 4, wherein the high concentration of ammonium sulfate is between 0.6 and not more than 1.4 moles/L and the low ammonium concentration is between 0 and 0.4 moles/L.
- 6. The method of one of the claims 3 to 5, wherein the high concentration of ammonium sulfate buffer is 0.7 to 1 moles/L, which is lowered to 0 to 0.3 moles/L.
- 7. The method of one of the claims 1 to 6, wherein the starting solution and the chromatography phase are adjusted to the desired high salt gradient concentration at the start of the fractionation.
- 8. The method of one of the claims 1 to 7, wherein plasma, from which the clotting factors of the PPSB complex were removed by a known procedure, is used as starting material.

- 9. The method of one of the claims 1 to 8, wherein clotting factor VIII is removed from the starting material by a known procedure, and this starting material is used for the preparative fractionation.
- 10. The method of one of the claims 2 to 9, wherein polyvalent human plasma is used as a starting material.
- 11. The method of one of the claims 2 to 9, wherein selected human plasma, selected with respect to viral, bacterial or antibodies, directed against cellular antigens, is used as starting material.
- 12. The method of one of the claims 1 to 11, wherein, after the first fraction, two further fractions are obtained by means of step gradients.
- 13. The method of claim 12, wherein, after the first fraction, the fractionation commences with an ammonium sulfate buffer having a concentration of 0.4 to 0.1 moles/L, which is then lowered to less than 0.1 to 0 moles/L.
- 14. The method of one of the claims 1 to 13, wherein phenyl-substituted or alkyl-substituted phases, based on copolymers of glycidyl methacrylate and ethylene glycol dimethacrylate, copolymers of polystyrene or divinylbenzene or silica, coated with dextran or polymers, are used as hydrophobic interaction phase.
- 15. The method of claim 14, wherein copolymers of glycidyl methacrylate and ethylene glycol dimethacrylate are used as hydrophobic interaction phase.
- 16. The method of claims 14 or 15, wherein the high concentration of ammonium sulfate buffer is 0.8 to 1.0 moles/L and the lowered concentration of ammonium sulfate is 0.3 to 0 moles/L.
- 17. The method of claim 16, wherein the first fraction is obtained at an ammonium sulfate concentration of 0.9 moles/L and, after that, a step gradient is

employed, the ammonium sulfate concentration initially being 0.3 moles/L and then lowered to 0 moles/L.

- 18. The method of one of the claims 1 to 17, wherein the first fraction obtained is worked up in a known manner and therapeutically usable antithrombin III, transferrin and/or albumin are obtained.
- 19. The method of claim 18, wherein the first fraction obtained is worked up by affinity chromatography followed by anion exchange chromatography and virus inactivation as well as the usual filtering, concentrating and sterilizing steps.
- 20. The method of one of the claims 1 to 18, wherein the second fraction obtained is worked up in a known manner and therapeutically usable immunoglobulin, especially IgG, is obtained.
- 21. The method of claim 20, wherein the second fraction obtained is worked up by anion exchanger chromatography, virus inactivation, octanoic acid treatment, as well as cation exchanger chromatography and the usual filtering, sterilizing and concentrating steps into a compatible immunoglobulin G preparation.
- 22. A recycling method for fractionating plasma or serum of one of the claims 1 to 16, wherein a starting solution, containing plasma or serum, is chromatographed on a preparative scale without initial rivanol precipitation with a stepwise salt gradient with hydrophobic interaction chromatography and, by such a procedure, at least one immunoglobulin-containing fraction and one albumin-containing fraction are obtained and the permeate is then supplied from the first albumin fraction obtained continuously to the ammonium sulfate buffer reservoir with the buffer solution 1 with an ammonium sulfate concentration of the first high step, the first fraction obtained is collected continuously, the second immunoglobulin-containing-fraction is eluted by preparing a mixed buffer from the buffer solution 1 and an ammonium sulfate-free buffer solution 2 or by using only the buffer 2 with the low ammonium sulfate concentration of the 2nd step and removed continuously.

- 23. The method of claim 22, wherein, after the first fraction is eluted, the chromatographic column is treated with a step gradient and a second and third fraction are obtained in this manner.
- 24. The method of one of the claims 22 or 23, wherein, after each recycling cycle, the interaction chromatography phase is treated with sodium hydroxide solution from a reservoir 3.
- 25. The method of one of the claims 22 to 24, wherein the first fraction obtained is worked up in a known manner and therapeutically usable antithrombin III, transferrin and/or albumin are obtained.
- 26. The method of one of the claims 22 to 24, wherein the second fraction obtained is worked up in a known manner and therapeutically usable immunoglobulin, especially IgG, is obtained.
- 27. The use of an immunoglobulin preparation or an antithrombin III, albumin or transferrin preparation, obtained according to the method of one the claims 1 to 26, for therapeutic application.

5

10

<u>Verfahren zur chromatographischen Fraktionierung von Plasma oder Serum, so</u> erhaltene Präparate und deren Verwendung

Die Erfindung betrifft das in den Ansprüchen beschriebene Verfahren zur chromatographischen Fraktionierung von Plasma oder Serum, insbesondere Humanplasma/ -Serum an einer hydrophoben Interaktionsphase mittels eines stufenweisen Salzgradienten sowie die daraus hergestellten Proteinpräparate und deren Verwendung.

20 Erste Versuche zur industriellen Fraktionierung von Humanplasma wurden schon in den 40iger Jahren durchgeführt. Die hierbei angewandte Methode basiert auf der Fällung von Proteinfraktionen mittels Alkohol, wobei durch Variation von pH, Ionenstärke, Temperatur und Alkoholkonzentration in diesen Fraktionen verschiedene Plasmaproteine in angereicherter Form erhalten werden.

25

30

35

Von besonderer Bedeutung für die therapeutische Anwendung sind die nach diesem Prozess gewonnenen Fraktionen, die Immunglobuline und Albumin enthalten. Eine Übersicht über o. g. Methoden ist den Übersichtsartikeln (J.E. More, M.J. Harvey, Blood Separation and Plasma Fractionation, Wiley-Liss, New York 1991, 261-306 und P. Kistler, H. Friedli, Methods of Plasma Protein Fractionation, Academic Press, London, 1980, 3-15) zu entnehmen.

Neben Alkohol werden auch andere Fällreagenzien, wie Ammoniumsulfat und Polyethylenglycol, zur Gewinnung von Plasmafraktionen eingesetzt (A.P. Phillips, K.L. Martin, W.H. Horton, The choice of methods for immunoglobulin IgG purification: Yield and Purity of Antibody Activity, J. of Immunological Methods, 74 (1984) 385-393, A. Polson et al., The Fractionation of Protein Mixtures by Linear Polymers of High Molecular Weight, Biochem. Biophys. Acta, 82 (1964) 463-475; P.D. Gorevic et. al., Methods in Enzymology, Vol. 116, 1985, 3-25; DE 2936047C2).

Prinzipiell weisen alle Fällmethoden zur Isolierung von Plasmaproteinen einige Nachteile auf.

Die zur Fällung eingesetzten Agentien bewirken eine partielle Denaturierung der separierten Proteine. Dies ist an der Bildung von Aggregaten und damit verbundenen Unverträglichkeiten bei der therapeutischen Anwendung zu erkennen. Um aus den so gewonnenen Proteinfraktionen verträgliche Präparate zu erhalten, sind weitere aufwendige Reinigungsschritte notwendig.

10

20

Ein weiterer Nachteil der Methoden besteht darin, dass Fällungsreaktionen, speziell bei so komplexen Gemischen wie Humanplasma, niemals quantitativ verlaufen. Dies und die zusätzlich notwendigen Reinigungsschritte führen zu beträchtlichen Ausbeuteverlusten.

Diese Verfahren stellen somit keine optimale Nutzung des wertvollen Ausgangsmaterials, insbesondere von Humanplasma oder Humanserum dar.

Aus diesem Grunde wurden Versuche unternommen, die Plasmafraktionierung mit schonenderen Methoden und höheren Ausbeuten durchzuführen. Hierzu bieten sich adsorptive Methoden an.

Spezielle Eigenschaften der Proteine, wie Ladung, Hydrophobizität, Größe und charakteristische Bindungseigenschaften werden dazu genutzt, um eine Bindung der Proteine an geeignete Liganden zu bewirken.

25 Besonders vorteilhaft ist es, wenn diese Liganden an einen wasserunlöslichen stationären Träger gebunden sind. Die Bindung der Proteine an den substituierten Träger kann im Batchoder als säulenchromatographisches Verfahren durchgeführt werden, wobei sich die chromatographische Methode als besonders vorteilhaft erweist. Zur chromatographischen Isolierung von Plasmaproteinen wurden Anionen- und Kationenaustauscher, Affinitäts- und hydrophobe Phasen sowie ausschlußchromatographische Materialien eingesetzt.

Diese chromatographischen Methoden wurden bisher in erster Linie zur Feinreinigung von gefällten Plasmafraktionen verwendet.

35 Im Folgenden sind einige Beispiele aufgelistet.

In der EP 0447585B1 ist die Isolierung von Immunglobulin G aus Cohn Paste II beschrieben.

EP 0352500B1 beinhaltet die Herstellung von Immunglobulin M aus mit Alkohol präzipitierter Paste III.

5

Transferrin (DE 3733181C1), α₁-Antitrypsin (EP 0717049A1, US 5,610,285) und Antithrombin III (EP 0844254A2) können mit Hilfe unterschiedlicher chromatographischer Methoden aus Cohn-Paste IV isoliert werden.

10 Cohn-Paste V dient als Ausgangsmaterial für die chromatographische Albumin-Herstellung (EP 0792887A1) sowie zur Aufreinigung von α₁-saurem Glycoprotein (US 5,739,293).

Ebenso können alkoholhaltige Überstände der Cohn-Fraktionierung als Ausgangsmaterial für eine chromatographische Albumin-Herstellung eingesetzt werden (EP 0402205B1).

15

25

30

Eine Kombination von Alkoholfällung und Chromatographie zur Gewinnung von Plasmaproteinen ist in US 5,138,034 beschrieben.

Auch die direkte Gewinnung von Immunglobulin G und Albumin aus Humanplasma, ohne vorherige Fällung und Abtrennung eines Präzipitates, mittels Ionenaustauschchromatographie ist in DE 3640513C2 und WO 94/29334 beschrieben.

Eine Übersicht über die Anwendung chromatographischer Methoden zur Gewinnung von Proteinen aus Humanplasma findet sich in: J.M. Curling, Separation of Plasma Proteins, Pharmacia Fine Chemicals AB, Uppsala, Sweden, 1993.

Wie schon oben erwähnt, weisen alle beschriebenen Verfahren entscheidende Nachteile auf. So führen alle über Fällreaktionen gewonnenen Plasmaproteine zu erheblichen Ausbeuteverlusten und erfordern aufwendige zusätzliche Reinigungsschritte, um die therapeutische Anwendung zu ermöglichen. Außerdem ist ein großer technischer Aufwand zur Kühlung der Reaktionsgefäße, Zentrifugen oder Filter notwendig.

Die mittels Ionenaustauschchromatographie aus Plasma gewonnenen Produkte erfordern eine aufwendige Vorkonfektionierung des Humanplasmas.

20

25

30

35

Zur Durchführung der Ionenaustauschchromatographie muß das Plasma auf eine definierte, niedrige Ionenstärke eingestellt werden. Dies kann durch Verdünnen oder durch Umpufferung erreicht werden.

- Hierbei entstehen große Volumina, die im technischen Maßstab die Menge des zu prozessierenden Plasmas limitieren. Darüber hinaus muß durch einen zusätzlichen Schritt vor der
 Chromatographie das im Humanplasma enthaltene Fibrinogen entfernt werden, um ein Verblocken der Säule zu verhindern.
- S. Coheen et al. beschreiben in J. of Chromatography, 326 (1985), 235-241 ein Verfahren zur Fraktionierung von Humanserum. Dabei wird eine Bio-Gel TSK Phenyl-5PW-Säule mit der Ausgangslösung bestückt und anschließend bei 0°C mittels eines linearen Ammoniumsulfatsalzgradienten in 0,1 M Natriumphosphatpuffer eluiert. Eine solche lineare Eluierung kann nur im analytischen Maßstab vorgenommen werden, da ansonsten bei Auftragen der Ausgangslösung und Anwendung der genannten Anfangskonzentration von 1,7 M die Säule verstopfen würde, wenn man im präparativen Maßstab arbeiten würde. Darüberhinaus muß bei 0°C gearbeitet werden, um die Auflösung des Chromatogramms zu verbessern. Eine solche Verfahrensweise ist auf einen Prozess im präparativen Umfang wegen des technischen Aufwands nicht übertragbar.

Der Erfindung liegt die Aufgabe zugrunde, ein im technischen Maßstab wirtschaftlich durchführbares Verfahren zur Fraktionierung von Plasma, insbesondere Humanplasma, oder Serum, insbesondere Humanserum, bereitzustellen, das in hohen Ausbeuten native, unmodifizierte Plasmaproteine liefert. Hierbei sollte ein Präzipitieren und Auflösen von therapeutisch relevanten Proteinen überwiegend vermieden werden und der Prozess bei Raumtemperatur ablaufen.

Diese Aufgabe wird erfindungsgemäß dadurch gelöst, daß man das Plasma oder Serum, insbesondere humanen Ursprungs, bevorzugt ein von Gerinnungsfaktor VIII und/oder den Gerinnungsfaktoren des PPSB-Komplexes befreites Plasma oder Serum, insbesondere humanen Ursprungs an einer hydrophoben Phase unter Anwendung eines stufenweisen Salzgradienten chromatographiert. Als Salz eignet sich insbesondere Ammoniumsulfat.

Überraschenderweise wurde gefunden, dass mit Hilfe der hydrophoben Interaktionschromatographie Plasma oder Serum in wenigstens eine Immunglobulin- und eine Albuminhaltige Fraktion im präparativen Maßstab getrennt werden kann, wobei die Chromatographie bei Raumtemperatur, ohne aufwendige Kühlvorrichtungen, durchgeführt werden kann.

Im folgenden wird das erfindungsgemäße Verfahren näher erläutert.

5

20

25

30

1. Fraktionierung

Erfindungsgemäß kann (Human-)Plasma oder (Human-)Serum verwendet werden, welches von Gerinnungsfaktoren befreit sein kann. Darüberhinaus kann auch tierisches Plasma oder Serum mit oder insbesondere ohne Gerinnungsfaktoren eingesetzt werden. Das Ausgangsmaterial kann sowohl von normalen Spenderpools als auch von ausgewählten (selektierten) Spendern mit hohen Antikörpertitern gegen virale, bakterielle oder zelluläre Antigene gewonnen werden. Bei selektiertem Ausgangsmaterial (Hyperimmunglobulin) wird bevorzugt solches mit hohen Titern gegen CMV, Hepathitis B, Varicella, Tetanus oder Anti-D gewählt.

Vorzugsweise wird als Ausgangsmaterial für das erfindungsgemäße Verfahren ein von den o.g. Gerinnungsfaktoren befreites Plasma, insbesondere Humanplasma oder -serum eingesetzt. Die Abtrennung der wertvollen Gerinnungsfaktoren aus Plasma, die selbst von großem therapeutischen Nutzen sind, ist bekannt.

So wird beispielsweise das aus einem Auftauprozess gewonnene Kryopräzipitat als Ausgangsmaterial für die Herstellung von Faktor VIII-Konzentrat verwendet und die Faktoren II, VII, IX und X (PPSB-Komplex) werden durch Adsorption an einen Anionenaustauscher isoliert und in gereinigter Form ebenfalls therapeutisch eingesetzt.

Zur Gewinnung des bevorzugten Ausgangsmaterials für das erfindungsgemäße Verfahren kann daher insbesondere ein nach den Richtlinien des Blutspendewesens mittels Plasmapherese gewonnenes Plasma bei + 4°C aufgetaut und das Kryopräzipitat durch Zentrifugation entfernt werden. Hieraus kann Faktor VIII hergestellt werden. Die Gerinnungsfaktoren des PPSB-Komplexes werden durch Adsorption an einen Anionenaustauscher, z. B. einen mit Diethylaminoethyl-Gruppen substituierten, vernetzten Dextran (wie z.B. DEAE-Sephadex® A50) abgetrennt.

Dem Ausgangsmaterial, mit oder ohne Gerinnungsfaktoren, wird vorzugsweise pro Liter soviel Gradientensalz, im Falle von Ammoniumsulfat soviel festes Ammoniumsulfat zugefügt, daß

nach mehreren Stunden, z.B. 3-20, Rühren bei Raumtemperatur, ggf. nach Zugabe von Wasser für Injektionszwecke die Leitfähigkeit einer entsprechenden Salz- insbesondere Ammoniumsulfat-Lösung, vorliegt, die für den Chromatographiebeginn, entsprechend der gewählten Anfangskonzentration an Salz, insbesondere Ammoniumsulfat, vorgesehen ist.

- Nach Zugabe von 0,5-5 % Filterhilfsmittel, z.B. Standard Super Cell oder anderer geeigneter Filterhilfsmittel wie z.B. Perlite, Harbolite oder Celite, wird die Lösung filtriert.

 Das Filtrat wird als Ausgangslösung für die Chromatographie eingesetzt.

 Die hydrophobe Interaktionsphase wird dabei vorzugsweise auf die gewünschte Ausgangskonzentration an Salz, insbesondere Ammoniumsulfat entsprechend der gewählten Konzentration in der Ausgangslösung äquilibriert.
- Die chromatographische Trennung beruht auf der Wechselwirkung von hydrophoben Domänen der Proteinmoleküle mit hydrophoben Gruppen auf der stationären chromatographischen Phase. Unter physiologischen Bedingungen sind die hydrophoben Gruppen der Proteinmoleküle nicht frei zugänglich, so dass eine Bindung an eine hydrophobe Interaktionsphase nicht stattfindet. Durch Hinzufügen des Salzes, insbesondere von Ammoniumsulfat wird die Hydrathülle des Proteins verringert, damit stehen die hydrophoben Domänen für eine hydrophobe Interaktion zur Verfügung.
- Die Hydrophobizität der stationären Phase wird erfindungsgemäß somit so gewählt, dass eine Vvechselwirkung bestimmter Proteine mit der Phase stattfinden kann. Die Bindung an die Phase hängt einerseits von der Hydrophobizität der chromatographischen Matrix, andererseits von der Salz- insbesondere der Ammoniumsulfatkonzentration der Lösung ab. Da bei hohen Salz- insbesondere Ammoniumsulfatkonzentrationen eine Präzipitation der Proteine erfolgt,
 wird die Salz-z.B. die Ammoniumsulfatkonzentration entsprechend der Hydrophobizität der chromatographischen Phase so gewählt, dass die gewünschten Wechselwirkungen bei einer Salz- bzw. Ammoniumsulfatkonzentration, die überwiegend nicht zur Präzipitation führt, stattfinden.
- Dies ergibt sich beispielsweise aus Tabelle 1, worin in Abhängigkeit von der Ammoniumsulfatkonzentration der Anteil an noch in Lösung befindlichen Proteinen angegeben ist. Bei Werten von 1,4 Mol/l Ammoniumsulfat und darüber wird kein befriedigendes Ergebnis erhalten.
- 35 Somit zeigt sich, daß die Konzentration an Salz, insbesondere Ammoniumsulfat < 1,4 Mol/l sein sollte.

Zur wirksamen Trennung von Immunglobulin- und Albuminfraktion wird dementsprechend vorzugsweise bei einer Ammoniumsulfatkonzentration von < 1,4 Mol/l, auf die gewünschtenfalls die Chromatographie-Phase und die Ausgangslösung eingestellt wird, begonnen, vorzugsweise mit einem Puffer dieser Salzkonzentration nachgewaschen und nachfolgend die Ammoniumsulfatkonzentration gesenkt.

10

15

20

25

30

Besonders bevorzugt wird die Trennung vorgenommen, wenn die hohe Konzentration 0,6 bis < 1,4 Mol/l, vorzugsweise bis 1,3 Mol/l, insbesondere 0,6 bis 1,2 Mol/l, ganz besonders 0,7 bis 1 Mol/l, insbesondere 0,8 bis 0,9 Mol/l, und die abgesenkte Konzentration 0,4 bis 0 Mol/l, insbesondere 0,3 bis 0 Mol/l beträgt.

Bei einem solchen Konzentrationsgefälle wird zunächst eine Albumin-haltige Fraktion und dann eine Immunglobulin-haltige Fraktion erhalten. Letztere kann noch Lipide enthalten, die vorteilhafterweise entfernt werden. Hierzu kann im zweiten Schritt eine weitere Konzentrationsstufe des Ammoniumsulfats eingesetzt werden, z.B. durch Beginn bei 0,4, insbesondere 0,3 Mol/l, bis 0,1 Mol/l, insbesondere 0,3 bis 0,15 Mol/l, ganz besonders bei 0,3 Mol/l und anschließende Absenkung auf kleiner 0,1 Mol/l bis 0 Mol/l. Dabei werden die Lipide erst bei der niedrigsten, ggf. Null (0 Mol/l)-Konzentration von der Phase entfernt und damit aus der Immunglobulinfraktion, die die Phase bei höheren Ammoniumsulfatkonzentrationen verläßt, abgetrennt.

Bei der Chromatographie werden die üblichen Bedingungen, die für solche Phasen bekannt sind, eingehalten, wie z.B. pH-Wert (z.B. 7,0), Natrium(hydrogen)Phosphatpuffer oder Trishydroxymethylaminomethan als Elutionsmittel. Phosphatpuffer sind besonders bevorzugt (z.B. 0,01 M NaH₂PO₄).

Als hydrophobe Interaktionsphasen, sind für den erfindungsgemäßen Prozess die bekannten Materialien geeignet. Hierzu gehören z.B. Phenyl- oder Alkyl-substituierte Phasen auf der Basis von Copolymeren aus Glycidyl-methacrylat und Ethylenglycol-dimethacrylat, Copolymere aus Polystyrol und Divinylbenzol oder mit Dextran oder Polymeren gecoatete Kieselgele.

Als besonders geeignet erwiesen sich Alkyl- und ganz besonders Phenyl-substituierte

Copolymere aus Glycidyl-methacrylat und Ethylenglycoldimethacrylat.

Diese sind unter den Handelsnamen TSK-Phenyl 5PW und Toyopearl-Phenyl 650 kommerziell erhältlich.

Hierfür kann erfindungsgemäß beispielsweise eine Anfangs-Ammoniumsulfatkonzentration von 0,7 bis 1,0 Mol/l, vorzugsweise von 0,8 bis 1,0 , insbesondere 0,9 Mol/l, für die chromatographische Separation gewählt werden.

Wie aus Tabelle 2 ersichtlich ist, führt die chromatographische Trennung an TSK-Phenyl 5PW bei solchen Konzentrationen zu besonders guten Ergebnissen.

So kann, wie oben beschrieben, die auf eine Ammoniumsulfatkonzentration von 0,9 Mol/l eingestellte Ausgangslösung auf die äquilibrierte hydrophobe Chromatographiephase aufgetragen werden. Bei dieser Salzkonzentration erhält man eine Fraktion 1, die die Phase ungebunden passiert. Die gebundenen Proteine werden mit 0,01 Mol/l Natriumphosphat, pH 7,0 als Fraktion 2 von der Phase abgelöst, d.h. die Ammoniumsulfatkonzentration wird hier auf 0 Mol/l abgesenkt.

15

20

35

10

5

In **Tabelle 3** ist die Zusammensetzung der erhaltenen chromatographischen Fraktionen dargestellt.

Wie hieraus ersichtlich ist, erhält man eine Fraktion 1, die als Albuminfraktion bezeichnet wird und die in der Zusammensetzung einem Überstand II/III der Alkoholfraktionierung nach Cohn sehr ähnlich ist. Sie enthält die wichtigen Proteine Albumin, Transferrin, Antithrombin III und α -Antitrypsin.

In der Fraktion 2 sind fast quantitativ alle Immunglobuline enthalten und ähnelt daher der nach dem Kälte-Äthanol-Verfahren erhaltenen Zusammensetzung einer Paste II/III.

Wie aus Tabelle 3 weiter zu ersehen, sind in der Fraktion 2 auch alle Lipide und Lipoproteine enthalten. Diese können die Weiterverarbeitung der Fraktion 2 zu therapeutisch anwendbaren Proteinlösungen erschweren, so dass es sich als vorteilhaft erwiesen hat, einen weiteren Elutionsschritt zur Gewinnung einer 3. Fraktion in den Prozess zu integrieren. Hierzu kann nach Gewinnung der Fraktion 1 bei der höchsten Konzentration, z.B. 0,9 Mol/l Ammoniumsulfat begonnen und dann mit einem Stufengradienten weitergearbeitet werden. Beispielsweise kann bei 0,3 Mol/l Ammoniumsulfat die Fraktion 2 isoliert werden.

Diese immunglobulinhaltige Fraktion 2 unterscheidet sich in der Proteinzusammensetzung nicht von der oben beschriebenen Fraktion (Tabelle 3, Fraktion 2), außer, dass der Gehalt an Lipoproteinen kleiner 5 % ist.

Die Lipoproteinfraktion bleibt bei 0,3 Mol/l und höheren Ammoniumsulfatkonzentrationen an die Chromatographiephase gebunden und kann mit 0,01 Mol/l Natriumphosphat, pH 7,0 als Fraktion 3 von der Phase eluiert werden, d.h. hier wird die Ammoniumsulfatkonzentraion auf 0 Mol/l abgesenkt.

5

30

Vorzugsweise werden somit 3 Fraktionen bei der erfindungsgemäßen hydrophoben Interaktionschromatographie separiert, nämlich zunächst die Albuminfraktion, dann die Immunglobulinfraktion und dann die Lipoproteinfraktion.

10 Schematisch ist der erfindungsgemäße Prozess in Abbildung 1 dargestellt.

2. Rezyklisierung

Bei der großtechnischen Anwendung des Verfahrens werden Puffersalz- wie

Ammoniumsulfat-haltige Pufferlösungen in beträchtlichen Mengen benötigt. Um diesen Verbrauch möglichst zu minimieren, wird erfindungsgemäß ein Rezyklisierungsverfahren angewendet, wie in Abbildung 2 dargestellt.

Dabei kann der auf die gewünschte Konzentration eingestellte z.B. Ammoniumsulfatpuffer 1

(hohe Konzentration) als Permeat aus der gewonnenen ersten Fraktion z.B. mittels geeigneter Ultrafiltrationsmembranen rückgeführt werden, während die erste Fraktion kontinuierlich gesammelt und ankonzentriert wird. Zwecks Abtrennung der zweiten und ggf. dritten Fraktion wird dann ein Puffer mit der jeweils gewünschten Konzentration durch Mischen des Ammoniumsulfatpuffers 1 und einem Nicht-Gradientensalz, d.h. Nicht-Ammoniumsulfatpuffer 2 oder durch alleinigem Einsatz des Puffers 2 abgesenkt wie erfindungsgemäß angegeben und die zweite bzw. dritte Fraktion abgetrennt, je nachdem wie viele Fraktionen gewünscht sind.

Vorzugsweise werden, wie oben beschrieben, drei Fraktionen hergestellt durch Anwendung eines Stufengradienten nach Abtrennung der Fraktion 1, wobei die vorstehend angegebenen Ammoniumsulfatkonzentrationen gewählt werden.

Das kontinuierliche Ankonzentrieren der Fraktionen kann z.B. mittels Ultrafiltration erfolgen.

Es wird ferner bevorzugt, die Chromatographiephase nach je einem Zyklus mit Natronlauge aus einem Vorratsbehälter 3 zu reinigen, wobei gleichzeitig eine Sterilisation erfolgt.

Beispielsweise kann nach der Beladung der Säule mit der auf einem Puffer 1 eingestellten und filtrierten Plasmaprotein-Lösung zur Gewinnung der Fraktion 1 mit Puffer 1 (z.B. 0,9 Mol/l Ammoniumsulfat, 0,01 Mol/l NaH₂PO₄ pH 7,0) nachgewaschen werden, um die gesamte

Fraktion 1 zu gewinnen. Die so gewonnene Fraktion 1 wird aufgefangen und kontinuierlich über eine Ultrafiltrationseinheit mit einem cut off von 10 KD ankonzentriert. Das hierbei gewonnene Permeat wird in den Vorratskessel für Puffer 1 zurückgeführt.

Zur Elution der Fraktion 2 wird die Salz- bzw. Ammoniumsulfatkonzentration wie angegeben abgesenkt, wobei beispielsweise ein Mischpuffer hergestellt werden kann oder ein Puffer 2, welcher kein Salz, z.B. Ammoniumsulfat enthält, allein gewählt wird, je nachdem, wie viele Trennstufen gewünscht sind.

Bei einem Stufengradient können, beispielsweise zur Elution der Fraktion 2, die Puffer 1 (0,9 Mol/l Ammoniumsulfat, 0,01 Mol/l NaH₂PO₄, pH 7,0) und Puffer 2 (0,01 Mol/l NaH₂PO₄, pH 7,0) online im Verhältnis z.B. 1:3 gemischt werden. Dieses Mischungsverhältnis ergibt einen Elutionspuffer für die Fraktion 2 mit der gemischten Konzentration z.B. von 0,3 Mol/l Ammoniumsulfat, 0,01Mol/l NaH₂PO₄, pH 7,0.

Die gesammelte Fraktion 2 wird ebenfalls online über eine Ultrafiltrationseinheit mit einem cut off von 10-30 KD ankonzentriert. Das hierbei anfallende Permeat wird verworfen.

Mit Puffer 2 (0,01 Mol/l NaH₂PO₄, pH 7,0) werden sodann die Lipoproteine von der hydrophoben Phase losgelöst und verworfen.

Dieses Verfahren kann unter Änderungen der Puffer/Salz-konzentrationen und Mischverhältnisse im erfindungsgemäßen jeweils gewünschten Bereich und üblichen, dem Fachmann für die genannten Chromatographiephasen bekannten Bedingungen variiert werden. So kann z.B. bei einer Puffer 1-Konzentration von 1 Mol/l mit Puffer 2 eine 1:1 – 1:5 etc. Mischung hergestellt werden.

30

15

20

Beim Prozessieren von großen Mengen werden mehrere chromatographische Zyklen durchgeführt.

Vorzugsweise wird daher nach jedem Separationszyklus die hydrophobe Phase mit 1,0 Mol/l NaOH gereinigt und gleichzeitig sterilisiert. Die Natronlauge befindet sich im Vorratsbehälter

35 3.

3. Weiterverarbeitung

5

10

15

Die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren an der hydrophoben Phase gewonnenen Fraktionen 1 und 2 können nach bekannten Verfahren, wie z.B. denen in den eingangs erwähnten Druckschriften beschriebenen zu therapeutisch anwendbaren hochreinen Plasmaprotein-Lösungen weiterverarbeitet werden. Solche Präparate werden bei jeweiligen Mangel- oder Krankheitszuständen eingesetzt, z.B. können bei Infektionen Präparate, die aus selektiertem Ausgangsmaterial erfindungsgemäß hergestellt wurden, wie z.B. solche enthaltend anti-CMV oder anti-HBs, anti-Varicella, Tetanus oder Anti-D bei entsprechender Infektion verabreicht werden.

Mengen und Abreichungsform sind hierbei jeweils bekannt, z.B. als Injektionen oder i.m.-Injektion oder i.v.-Infusion, wobei die pharmazeutische Zusammensetzung neben dem Wirkstoff die bekannten Hilfsstoffe aufweisen können. Hierzu gehören z.B. Elektrolyte, Aminosäuren oder Zucker.

a) Immunglobulin G

Beispielsweise kann aus der Immunglobulinfraktion (Fraktion 2) ein i. v. verträgliches,
insbesondere Immunglobulin G hergestellt werden. Hierzu können bekannte Methoden wie
schon in DE 3640513C2 sowie EP-B 447 585 beschrieben, angewandt werden. Diese
Verfahrensweise ist in Abbildung 3 dargestellt und umfaßt im wesentlichen
Anionenaustauscherchromatographie, ggf. Virenfiltration, Octansäurebehandlung,
Kationenaustauscherchromatographie und übliche Konzentrations-, Filtrations- und
Sterilisationsschritte.

So kann die ankonzentrierte Fraktion 2 von der hydrophoben Interaktionschromatographie z.B. mittels Diafiltration auf 0,05-0,10 Mol/I NaH₂PO₄, pH 6,5, vorzugsweise auf 0,06 Mol/I NaH₂PO₄, pH 6,5, umgepuffert werden.

30

35

Zur weiteren Aufarbeitung wird diese Lösung einer Anionenaustauschchromatographie unterworfen. Hierzu wird der Anionenaustauscher mit 0,01-0,05 Mol/l NaH₂PO₄, pH 6,5, vorzugsweise mit 0,03 Mol/l NaH₂PO₄, pH 6,5, äquilibriert und die diafiltrierte Proteinlösung mit Wasser für Injektionszwecke (WFI) verdünnt, so dass auch hier eine Salzkonzentration von 0,01-0,05 Mol/l NaH₂PO₄, pH 6,5, vorzugsweise mit 0,03 Mol/l NaH₂PO₄, pH 6,5, vorliegt.

A CAIMA UU! UUUM!

Unter diesen Bedingungen passiert eine Immunglobulin G-Rohfraktion ungebunden die Säule, während alle anderen Proteine an die chromatographische Phase binden.

Mit einem Puffer hoher Salzkonzentration (0,02 Mol/l NaH₂PO₄, 1,0 Mol/l NaCl, pH 6,5) werden die gebundenen Proteine eluiert.

Die Immunglobulin-G Rohfraktion wird gegebenenfalls über einen Virenfilter filtriert, mittels Ultra-/Diafiltration ankonzentriert und auf 0,01-0,05 Mol/l Natriumacetat, pH 5,5, vorzugsweise 0,02 Mol/l Natriumacetat, pH 5,5, umgepuffert.

10

5

Diese eingestellte Rohfraktion besteht aus > 99 % Immunglobulin-G, ist jedoch mit proteolytischen Enzymen verunreinigt.

Diese können gemäß EP 0447585B1 mit Oktansäure entfernt werden. Hierzu wird die konditionierte Lösung mit 0,4 bis 1,5 Vol%, vorzugsweise 0,8 bis 1,0, insbesondere 0,8 % Oktansäure behandelt und unter Zusatz von CaCl₂ filtriert.

Anschließend erfolgt eine Virusinaktivierung mit 0,3 % Tri-n-butylphosphat und 1 % Tween 80. Nach Abschluß der Reaktionszeit wird die Lösung auf eine Leitfähigkeit eines 0,02 Mol/l Natriumacetat, pH 5,0,-Puffers mit Wasser für Injektionszwecke eingestellt.

20

25

Die Agentien der Oktansäurebehandlung und Virusinaktivierung sowie die in der Lösung enthaltenen IgG-Aggregate werden durch Chromatographie an einem Kationenaustauscher entfernt. Hierzu trägt man die eingestellte Immunglobulin G-Lösung auf den äquilibrierten Kationenaustauscher auf, wäscht mit 0,02 Mol/l Natriumacetat, pH 5,0, die Agentien aus und eluiert die Immunglobulin G-Wertfraktion mit einem Puffer, bestehend aus 0,02 Mol/l Natriumacetat, 0,3 Mol/l Natriumchlorid, pH 5,0. Die Reinigung der Säule erfolgt durch 0,02 Mol/l Natriumacetat, 1,0 Mol/l Natriumchlorid, pH 5,0 und 1,0 Mol/l NaOH.

Die Immunglobulin G-Fraktion wird gegen 0,3 Mol/l Glycin, pH 5,0 diafiltriert und auf eine 30 Proteinkonzentration von 50 g/l ankonzentriert.

Analog kann das hochreine, iv-verträgliche IgG-Präparat auch nach anderen bekannten Verfahren aufgearbeitet werden.

Die so hergestellten intravenös verträglichen Immunglobulin G-Präparate weisen gegenüber herkömmlichen Lösungen, die üblicherweise durch Präzipitationen aus Plasma gewonnen

werden, einige Vorteile auf. So entspricht beispielsweise die IgG-Subklassenzusammensetzung der natürlichen, im Plasma vorkommenden Verteilung. Der IgA-Gehalt ist kleiner 0,15 % und der IgM-Gehalt kleiner 0,02 % des Gesamtproteingehaltes. Der Anteil an IgG-Aggregaten ist kleiner 0,25 %. Mögliche, zu Unverträglichkeitsreaktionen führende Verunreinigungen, wie Prekallikreinaktivator, Prekallikrein, Kallikrein, Kininogen, Plasmin, Plasminogen und Faktor XI sind nicht nachweisbar. Alle anderen analytischen Parameter entsprechen der Europäischen Pharmakopoe für i. v. Immunglobulin G-Präparate.

Somit weist das so gewonnene Präparat alle erforderlichen Kriterien auf und unterscheidet sich von dem bekannten Produkt zum einen durch den höheren IgG-Anteil und ferner hinsichtlich der Subklassenzusammensetzung.

b) Albumin, Antithrombin III, Transferrin

5

20

25

30

35

Aus der erfindungsgemäß hergestellten Fraktion 1 lassen sich beispielsweise Antithrombin-III (AT-III), Transferrin und Albumin gewinnen.

Ein entsprechendes Verfahren ist in Abbildung 4 dargestellt und umfaßt im wesentlichen Affinitätschromatographie, Anionenaustauscherchromatographie, Virusinaktivierung sowie übliche Filtrations-, Konzentrations- und Sterilisationsschritte.

So läßt sich aus der ultra- und diafiltrierten Fraktion 1 mittels Affinitätschromatographie an einem Heparinträger Antithrombin III aus diesen enthaltenden Ausgangsprodukten gewinnen. Eine solche Vorgehensweise ist in der EP-A 844 254 als Vorreinigungsstufe zur Gewinnung von von Unreinheiten befreitem Antithrobin III beschrieben, wobei dort anschließend eine Hitze- und/oder Metallchelatbehandlung erfolgt. Im erfingungsgemäßen Verfahren kann die Affinitätschromatographie somit ebenfalls durchgeführt werden, wobei hier eine niedrig konzentrierte Kochsalzlösung wie z.B. 0,1 bis 0,2 Mol/l Natriumchlorid zur Bindung von Antithrobin III und eine höhere Kochsalzkonzentration wie z.B. 1,0 bis 2,0 Mol/l Natriumchlorid zur Eluierung führen. So kann man die Fraktion 1 auf ein Puffermilieu von 0,02 Mol/l, NaH₂PO₄, 0,150 Mol/l NaCl, pH 7,0, einstellen und trägt auf die Affinitätsphase auf.

Albumin und Transferrin passieren die Säule ungebunden. Man wäscht die Säule mit 0,02 Mol/l, NaH₂PO₄, 0,4 Mol/l NaCl, pH 7,0 und eluiert anschließend das an den Heparinträger gebundene AT-III mit 0,02 Mol/l, NaH₂PO₄, 2,0 Mol/l NaCl, pH 7,0. Die gewonnene AT-III Lösung wird auf physiologische Bedingungen umgepuffert und kann nach

bekannten Methoden, wie z. B. Virusfiltration und Pasteurisierung zu einem therapeutisch anwendbaren Präparat weiterverarbeitet werden.

Die Albumin und Transferrin enthaltende Durchlauffraktion der Affinitätschromatographie kann gemäß DE 3733181C1 zu Transferrin und gemäß EP 0402205B1 oder EP 0792887A1 zu Albumin aufgetrennt werden.

So kann beispielsweise nach Umpufferung der o. g. Durchlauffiltration der Affinitätschromatographie auf 0,02 Mol/l Tris, 0,030 Mol/l NaCl, pH 7,0, die Lösung auf einen Anionenaustauscher aufgetragen werden. Das Transferrin wird als Durchlauffraktion aufgefangen und mittels bekannter Methoden virusinaktiviert und weiterverarbeitet. Die vom Anionenaustauscher anschließend mit 0,02 Mol/l Tris, 1,0 Mol/l NaCl, pH 7,0, eluierte Albuminfraktion kann beispielsweise auf eine Leitfähigkeit von 1,8 mS/cm mit einem Natriumacetatpuffer, pH 6,0, eingestellt und erneut einer Anionenaustauschchromatographie unterzogen werden. Durch Umstellen des pH-Wertes auf 5,2 werden eventuell vorhandene Spuren von Transferrin entfernt. Die Elution des Albumins vom Anionenaustauscher erfolgt.

10

20

15 Spuren von Transferrin entfernt. Die Elution des Albumins vom Anionenaustauscher erfolgt bei pH 4,5 und einer Leitfähigkeit von 1,8 mS/cm. Die Weiterverarbeitung zu einem therapeutisch anwendbaren Albuminpräparat erfolgt nach bekannten Methoden.

Für alle in den obengenannten Verfahren angewandten chromatographischen Schritte werden bekannte Materialien verwendet.

Als Kationenaustauscher können z.B. CM-Accell®, SP-Spherodex®, SP-Trisacryl-LS® oder Fraktogel-TSK-SP 650®, Poros HS® oder S-HyperDF® oder SOURCE-30S®, CM-HyperDF® verwendet werden und die Salzkonzentration entsprechend eingestellt werden.

Als Anionenaustauscher können z.B. QMA-Accell® DEAE-Spherosil® oder DEAE-

Sepharose®, PorosHQ®, Q-HyperDF®, SOURCE 30Q® eingesetzt werden.
 Weitere geeignete Materialien sind CM-Accell®, SP-Sperodex-M® oder auf der Basis synthetischer Polymere hergestellte Phasen wie SP-Trisacryl-LS® und CM-Trisacryl-LS®.
 Für die Affinitätschromatographie kann z.B. Heparin-Sepharose® oder Heparin- immobilisierte synthetische Polymere wie z.B. Toyopearl AF-Heparin 650M® eingesetzt werden, wobei als
 Puffer ebenfalls die o.g. Zusammensetzungen gewählt werden können.

Vorzugsweise werden im erfindungsgemäßen Verfahren chromatographische Medien auf der Basis synthetischer Polymere eingesetzt, wie die unter den Handelsnamen Poros[®], Source[®], Macroprep[®], TSK[®], Toyopearl[®] und Hyper D[®] kommerziell erhältlichen.

Die genannten Phasen sind substituiert als Anionen-, Kationenaustauscher, Hydrophobe-Interaktions- und Affinitätsmatrix verfügbar. Dabei bilden tertiäre oder quaternäre Aminogruppen Anionenaustauscher, Beladung mit Sulfoalkyl oder Carboxyalkylgruppen Kationenaustauscher, Substituenten wie Alkyl oder Phenyl bzw. Heparin-Gruppen Hydrophobe Phasen bzw. Affinitätsmatrices. Die jeweiligen Puffermedien und Elutionsbedingungen hierfür sind dem Fachmann bekannt.

5

Aufgrund ihrer relativen Druckstabilität erlauben sie auch bei geringer Partikelgröße hohe Flußraten. Damit lassen sich die beschriebenen Prozesse in kurzer Zeit und mit hohem Durchsatz ökonomisch gestalten.

Darüberhinaus bieten diese Chromatographiephasen den Vorteil, dass sie chemisch inert gegenüber sterilisierenden Agentien und somit für die Herstellung von pharmazeutischen Produkten besonders geeignet sind.

Zur Sterilisation können Behandlungen, vorzugsweise vor dem Chromatographie-Schritt, mit β-Propiolacton, TNBP/Tween, TNBP/Na-Cholat, TNBP, gegebenenfalls in Kombination mit UV-Bestrahlung oder Virenfiltration angewendet werden. Die eingesetzten Filter wie z.B. Planova®, Virosolv®, UltriporDV50® sind bekannt.

Die auf diese Weise erfindungsgemäß hergestellten Produkte können flüssig oder lyophilisiert gelagert werden.

20

15

Der Vorteil des erfindungsgemäßen Verfahrens liegt darin, daß auf schnelle und einfache Weise die genannten Ausgangsmaterialien so gereinigt werden können, daß die erhaltenen reinen Produkte ohne wesentliche Ausbeuteverluste gewonnen werden können und ihrer natürlichen Zusammensetzung im wesentlichen entsprechen.

25

Die Erfindung wird durch nachstehende Beispiele erläutert.

Beispiel 1

30

Als Ausgangsmaterial werden 5,4 l eines von Gerinnungsfaktoren befreiten Humanplasmas eingesetzt. Die Entfernung der Gerinnungsfaktoren erfolgt nach bekannten Methoden durch Abtrennung des Kryopräzipitates und durch Adsorption der PPSB-Faktoren an DEAE-Sephadex-A50[®].

35

Zu diesem vorbehandelten Plasma werden pro Kilogramm 1,2 Mol Ammoniumsulfat zugegeben und 5 h bei Raumtemperatur gerührt. Danach wird mit Wasser für Injektionszwecke (WFI) auf eine Leitfähigkeit von 112 mS/cm (20°C) entsprechend der Leitfähigkeit einer 0,9 molaren Ammoniumsulfatlösung verdünnt und 6-12 h weitergerührt. Nach Zugabe von 2 % (w/w) Filterhilfsmittel (z. B. Standard Super Cell) und erneutem Rühren über 1 Stunde wird die Lösung über einen Tiefenfilter, z. B. Seitz Supra 80P, geklärt.

Eine Stahlsäule (373 ml) gefüllt mit TSK-Phenyl 5PW wird mit 0,9 Mol/l Ammoniumsulfat, 0,01 Mol/l NaH₂PO₄, pH 7,0 äquilibiert. Bei einem Fluß von 70 ml/min wird die vorbereitete und filtrierte Plasmaproteinlösung in Portionen von 370 ml aufgetragen. Nach Ende des Auftrages wird mit 5 Säulenvolumen des Äquilibrierpuffers nachgewaschen und diese Fraktion gesammelt (Fraktion 1). Während des Sammelns der Fraktion 1 erfolgt eine gleichzeitige Ultrafiltration an einer 10 KD Membran, z. B. Omega[®], Pall-Filtron, wobei das Permeat in den Vorratsbehälter des Äquilibrierpuffers zurückgeführt wird.

15

20

30

10

5

Danach wird mit dem 4fachen Säulenvolumen eines Elutionspuffer, bestehend aus 0,3 Mol/l Ammoniumsulfat, 0,01 Mol/l NaH₂PO₄, pH 7,0, die Fraktion 2 gewonnen. Der Elutionspuffer wird über ein Mischventil aus dem Äquilibrierpuffer (0,9 Mol/l Ammoniumsulfat, 0,01 Mol/l NaH₂PO₄, pH 7,0) und einer 0,01 Mol/l NaH₂PO₄, pH 7,0, Lösung hergestellt. Hierzu werden die beiden Puffer im Verhältnis 1:3 online gemischt.

Durch Aufgabe von 3 Säulenvolumen 0,01 Mol/l NaH₂PO₄, pH 7,0-Puffer wird die Lipoprotein-Fraktion (Fraktion 3) von der Säule abgelöst und verworfen.

Nach einem Reinigungsschritt mit dem 3fachen Säulenvolumen einer 1 Mol/l NaOH-Lösung wird die Säule mit WFI freigewaschen und erneut äquilibriert.

Zur Aufarbeitung der gesamten eingesetzten filtrierten Proteinlösung sind 26 Zyklen erforderlich, wobei die Fraktionen 1 und 2 jeweils in einem Sammelbehälter aufgefangen werden.

Danach erfolgt eine Sterilfiltration der separatierten Fraktionen 1 und 2.

Ausbeute, Immunglobulin G in Fraktion 2,

90,3 %

35 Ausbeute, Albumin in Fraktion 1,

100 %

Zusammensetzung der Fraktionen 1 und 2 in der Kapillarzonenelektrophorese

	Fraktion 1	Fraktion 2
γ-Globulin (%)	0	61,5
ß-Globulin (%)	6,1	13,5
α ₁ -Globulin (%)	4,3	2,1
α ₂ -Globulin (%)	7,7	13,3
Albumin (%)	81,9	1,8
Fibrinogen (%)	0	7,6

5 Beispiel 2

Man verfährt wie in Beispiel 1.

Die von Gerinnungsfaktoren befreite, mit Ammoniumsulfat versetzte und filtrierte Proteinlösung wird, wie in Beispiel 1 beschrieben, an einer TSK-Phenyl 5PW[®]Säule chromatographiert.

Nach Elution der Fraktion 1 werden mit 0,01 Mol/l NaH₂PO₄, pH 7,0, die Immunglobuline und Lipoproteine in einer Fraktion von der Säule abgelöst.

15 Die erhaltenen Fraktionen zeigen folgende Ausbeuten:

Fraktion 1: Albuminausbeute 100 %

Fraktion 2: Ausbeute Immunglobulin G 95,5 %

.

20

Beispiel 3

Man verfährt wie in Beispiel 1.

Die von Gerinnungsfaktoren befreite, mit Ammoniumsulfat versetzte und filtrierte Proteinlösung wird an einer 3 l Säule (180x250 mm), gefüllt mit Toyopearl-Phenyl 650 M[®], chromatographiert.

5 Die Vorgehensweise entspricht dem Beispiel 1.

Pro Zyklus werden 2,4 I der Ausgangslösung bei einer Flußrate von 300 ml/min prozessiert. Mit dieser Säule sind 3 Zyklen zur Aufarbeitung von 4 I Plasma notwendig.

Wie in Beispiel 1 werden 3 Fraktionen gesammelt.

10

Die erhaltenen Fraktionen zeigen folgende Ausbeuten:

Fraktion 1: Albuminausbeute 100 %
Fraktion 2: Ausbeute Immunglobulin G 96 %

15

Beispiel 4

Man verfährt wie in Beispiel 2.

20

Die von Gerinnungsfaktoren befreite, mit Ammoniumsulfat versetzte und filtrierte Proteinlösung wird an einer 2,5 l Säule, gefüllt mit Toyopearl-Phenyl 650 M[®], chromatographiert.

Die Vorgehensweise entspricht dem Beispiel 2.

25

Pro Zyklus werden 2,4 I der Ausgangslösung bei einer Flußrate von 125 ml/min in 2 Fraktionen aufgetrennt. Hierzu werden 3 Zyklen benötigt.

30 Die erhaltenen Fraktionen zeigen folgende Ausbeuten:

Fraktion 1: Albuminausbeute 100 %

Fraktion 2: Ausbeute Immunglobulin G 95 %

35

Beispiel 5

Man verfährt wie in den Beispielen 1, 2, 3 oder 4. Anstelle eines polyvalenten Ausgangsplasmas wird ein vorselektiertes Humanplasma mit einem hohen Titer gegen Cytomegalievirus (anti-CMV) eingesetzt und entsprechend den Beispielen 1 oder 2 oder 3 oder 4 prozessiert.

Die daraus erhaltene Fraktion 2 zeigt folgende Ausbeuten:

Ausbeute Immunglobulin G 90,5 %

10 Ausbeute Anti-CMV-Titer 78 %

Beispiel 6

5

- Man verfährt wie in den Beispielen 1, 2, 3 oder 4. Anstelle eines polyvalenten Ausgangsplasmas wird ein vorselektiertes Humanplasma mit einem hohen Titer gegen Hepatitis-B-Virus (anti-HBs) eingesetzt und entsprechend den Beispielen 1 oder 2 oder 3 oder 4 prozessiert.
- 20 Die daraus erhaltene Fraktion 2 zeigt folgende Ausbeuten:

Ausbeute Immunglobulin G 92,0 % Ausbeute Anti-HBs-Titer 82 %

Beispiel 7

25

Man verfährt wie in den Beispielen 1, 2, 3 oder 4. Anstelle eines polyvalenten Ausgangsplasmas wird ein vorselektiertes Humanplasma mit einem hohen Titer gegen Anti-D eingesetzt und entsprechend den Beispielen 1 oder 2 oder 3 oder 4 prozessiert.

30 Die daraus erhaltene Fraktion 2 zeigt folgende Ausbeuten:

Ausbeute Immunglobulin G 91,2 %
Ausbeute Anti-D-Titer 54 %

35

Beispiel 8

A - 1/2/2 00/0202/

Eine gemäß Beispiel 1 hergestellte Immunglobulin G-haltige Fraktion 2 wird mittels Ultra- und Diafiltration auf 0,06 Mol/l NaH₂PO₄, pH 6,5 und eine Proteinkonzentration von ca. 50 g/l eingestellt. Danach erfolgt eine Verdünnung mit Wasser für Injektionszwecke (WFI) im Verhältnis 1:2. Nach einer Rührzeit von 1 Stunde wird klär- und sterilfiltriert.

Eine Stahlsäule (383 ml), gefüllt mit einem Anionenaustauscher, z. B. Poros HQ50[®], wird mit einem Puffer, 0,03 Mol/l NaH₂PO₄, pH 6,5 äquilibiert.

500 ml der konditionierten Immunglobulin G-haltigen Lösung werden mit einem Fluß von 120 ml/min auf die Säule aufgetragen. Man wäscht mit 10 Säulenvolumen des Äquilibrierpuffers nach und fängt diese Immunglobulin G-haltige Fraktion auf.

Die restlichen gebundenen Proteine werden mit 0,02 Mol/l NaH₂PO₄, 1,0 Mol/l NaCl, pH 6,5 von der Säule abgelöst. Zur Reinigung wird mit 2 Säulenvolumen 1 Mol/l NaOH gewaschen und anschließend erneut äquilibriert.

Die Gesamtmenge von 2,5 i der Ausgangslösung wird in 5 Zyklen chromatographiert.

Die Immunglobulin G-haltige Auftrags- und Durchlauffraktion wird über einen Virusfilter, z. B. Planova 35, filtriert, mittels Ultra- und Diafiltration auf 0,02 Mol/l Natriumacetat, pH 5,5 umgepuffert und auf eine Proteinkonzentration von ca. 40 g/l eingestellt. Zu dieser Lösung fügt man 0,8 % (v/v) Oktansäure zu, rührt eine Stunde und hält den pH-Wert mit 1 Mol/l NaOH auf pH 5,5. Danach fügt man 0,05 Mol CaCl₂ zu, korrigiert den pH-Wert mit 1 Mol/l NaOH auf 5,5 und rührt erneut 2 Stunden.

Anschließend wird die Lösung mit 2 % (w/v) Filterhilfsmittel, z. B. Standard Super Cell, versetzt und über einen Klärfilter, z. B. Seitz Supra 80P filtriert.

Der Filterkuchen wird 2 mal mit jeweils 100 ml 0,02 Mol/l Natriumacetat, pH 5,5 nachgewaschen.

Die filtrierte Lösung wird mit 0,3 % TNBP (Tri-n-butylphosphat) und 1 % Tween 80 (Polysorbat 80) versetzt und mindestens 8 Stunden bei Raumtemperatur gerührt.

5

Nach Beendigung der Reaktionszeit wird durch Verdünnen mit WFI auf eine Leitfähigkeit eines 0,02 Mol/l Natriumacetat, pH 5,0-Puffers eingestellt und der pH-Wert mit 10 %iger Essigsäure auf pH 5,0 korrigiert.

- 5 Eine Stahlsäule (388 ml), gefüllt mit einem Anionenaustauscher, z. B. Poros HS50[®], wird mit einem Puffer, 0,02 Mol/l Natriumacetat, pH 5,0 äquilibiert.
 - 2,15 I der konditionierten Immunglobulin G-Lösung werden mit einem Fluß von 120 ml/min auf die Säule aufgetragen. Man wäscht mit dem 10fachen Säulenvolumen an
- Aquilibrierungspuffer, um die Reagenzien der Oktansäure- und Solvent-Detergent-Behandlung zu entfernen. Diese Waschfraktion wird verworfen.

Das gebundene Immunglobulin G wird mit 0,02 Mol/l Natriumacetat, 0,3 Mol/l NaCl, pH 5,0 von der Säule losgelöst und aufgefangen.

15

Die Reinigung der Säule erfolgt mit 0,02 Mol/l Natriumacetat, 1,0 Mol/l NaCl, pH 5,0 gefolgt von 1,0 Mol/l NaOH.

Danach wird die Säule erneut äquilibriert. Die Gesamtmenge von 2,3 I der Ausgangslösung 20 wird in 2 Zyklen chromatographiert.

Mittels Ultra- und Diafiltration gegen 0,3 Mol/l Glycin, pH 5,0 wird die Immunglobulin G-Fraktion isoton eingestellt, auf einen Proteingehalt von 50 g/l ankonzentriert und sterilfiltriert.

Ausbeute Immunglobulin G: 74 %

Analytische Daten einer 5 % Immunglobulin G-Lösung

Antikomplementäre Aktivität Immunglobulin A Immunglobulin M	0,68 CH ₅₀ /mg Protein 0,14 % 0,02 %
Subklassen:	
lgG₁	57,6 %
lgG₂	33,3 %
lgG₃	5,5 %
lgG₄	3,6 %
Cellulose-Acetat-Elektrophorese	100 % γ-Globulin
Prekallikreinaktivator	neg.
Prekallikrein	neg.
Kallikrein	neg.
Kininogen	neg.
Plasmin	neg.
Plasminogen	neg.
Faktor XI	neg.

HPSE-Chromatogramm siehe Abbildung 5

Beispiel 9

Eine gemäß Beispiel 1 hergestellte Albuminhaltige Fraktion 1 wird mittels Ultra- und Diafiltration auf 0,02 Mol/l, NaH₂PO₄, 0,150 Mol/l NaCl, pH 7,0 eingestellt.

5

Eine 50 ml Säule (1,5 x 25 cm), gefüllt mit AF-Heparin Toyopearl[®], wird mit 0,02 Mol/l NaH₂PO₄, 0,150 Mol/l NaCl, pH 7,0 äquilibriert.

100 ml der konditionierten Albumin-haltigen Fraktion werden mit einem Fluß von 7 ml/min auf
 die Säule aufgetragen. Man spült mit 5 Säulenvolumen des Äquilibrierungspuffers nach und fängt diese Albumin-haltige Fraktion auf.

Mit 0,02 Mol/l NaH₂PO₄, 0,4 Mol/l NaCl, pH 7,0 wird die Säule nachgewaschen und diese Fraktion verworfen. Die Elution des AT-III erfolgt mit einem Puffer, bestehend aus 0,02 Mol/l NaH₂PO₄, 2,0 Mol/l NaCl, pH 7,0. Diese Wertfraktion wird mittels Ultra-/Diafiltration auf PBS umgepuffert, ankonzentriert und sterilfiltriert.

Die erhaltene AT-III Lösung zeigt folgende Daten:

20

25

15

AT-III Ausbeute	91 %
Protein	1,1 g/l
AT-III-Aktivität	805 % d.N.
AT-III-Antigen	1,0 g/l
Albumin	< 0,006 g/l

HPSE-Chromatogramm siehe Abbildung 6

Tabelle 1

Ermittlung der Ammoniumsulfatkonzentration zur hydrophoben Interaktionschromatographie

5

	Protein (g/l)	IgG (g/I)	IgA (g/l)	IgM (g/l)	Albumin (g/l)
Ausgang	26,7	3,59	0,78	0,34	15,8
0,5 Mol Ammoniumsulfat	26,7	3,59	0,78	0,34	15,8
0,7 Mol Ammoniumsulfat	26,7	3,59	0,78	0,34	15,8
0,8 Mol Ammoniumsulfat	26,7	3,59	0,78	0,34	15,8
1,0 Mol Ammoniumsulfat	26,0	3,40	0,72	0,35	14,8
1,2 Mol Ammoniumsulfat	24,9	1,93	0,38	0,21	15,7
1,4 Mol Ammoniumsulfat	22,0	0,73	0,16	0,10	14,4

Tabelle 2

5

Beispiel für eine rfindungsg mäße Hydrophobe Interaktionschromatographie von Humanplasma bei unterschiedlichen Ammoniumsulfatkonzentrationen

	0,7 Mol	0,8 Mol	1,0 Mol
Ausgang			
Albumin (%)	100	100	93,7*
IgG (%)	100	100	94,7*
Fraktion 1			
Albumin (%)	> 95,0	> 95,0	> 95,0
IgG (%)	34,4	< 2,6	< 2,0
Fraktion 2			
Albumin (%)	1,4	1,8	3,3
IgG (%)	57,2	> 95,0	> 95,0

^{*}Präzipitation durch Ammoniumsulfat

Tabelle 3

Verteilung r levant r Plasmaproteine in Fraktion n der hydrophoben Interaktionschromatographie

5

	Ausgang (%)	Fraktion 1 (%)	Fraktion 2 (%)
IgG	100	< 5	> 90
IgA	100	< 2	> 95
lgM	100	< 5	> 90
Albumin	100	> 95	< 2
Transferrin	100	> 95	< 2
AT-III	100	> 90	< 10
α ₁ -Antritrypsin	100	> 90	< 5
Lipide/Lipoproteine	100	< 5	> 70

<u>Patentansprüche</u>

5

25

30

- Verfahren zur Fraktionierung von Plasma oder Serum, dadurch gekennzeichnet, daß man
 die das Plasma oder Serum enthaltende Ausgangslösung einer hydrophoben
 Interaktions-chromatographie unterwirft und unter Anwendung eines stufenweisen
 Salzgradienten wenigstens in eine Immunglobulin- und eine Albumin-haltige Fraktion
 auftrennt.
- Verfahren gemäß Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß als Ausgangsmaterial ein
 Plasma oder ein Serum humanen oder tierischen Ursprungs verwendet wird.
 - 3. Verfahren gemäß Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, daß die Chromatographie mit einem Ammoniumsulfatsalzgradienten erfolgt.
- 4. Verfahren gemäß Anspruch 3, dadurch gekennzeichnet, daß die Chromatographie bei hoher Ammoniumsulfatkonzentration beginnt und diese im nächsten Fraktionsschritt abgesenkt wird.
- Verfahren gemäß einem der Ansprüche 3 oder 4, dadurch gekennzeichnet, daß die hohe
 Ammoniumsulfatkonzentration zwischen 0,6 und <1,4 Mol/l und die niedrige
 Ammoniumsulfatkonzentration zwischen 0 und 0,4 Mol/l beträgt.
 - 6. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 3 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß die hohe Ammoniumsulfatpufferkonzentration 0,7 bis 1 Mol/l beträgt und abgesenkt wird auf 0 bis 0,3 Mol/l.
 - 7. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, daß die Ausgangslösung und die Chromatographie-Phase bei Beginn der Trennung auf die gewünschte hohe Salzgradientenkonzentration eingestellt wird.
 - 8. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß das Plasma von den Gerinnungsfaktoren des PPSB-Komplexes befreit ist.
- Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 8, dadurch gekennzeichnet, daß als
 Ausgangsmaterial ein von Gerinnungsfaktor VIII befreites Plasma eingesetzt wird.

- 10. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 2 bis 9, dadurch gekennzeichnet, daß man als Ausgangsmaterial polyvalentes Humanplasma verwendet.
- 11. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 2 bis 9, dadurch gekennzeichnet, daß man als
 5 Ausgangsmaterial bezüglich viraler, bakterieller oder gegen zelluläre Antigene gerichtete
 Antikörper selektiertes Humanplasma verwendet.
 - 12. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 11, dadurch gekennzeichnet, daß nach der gewonnenen ersten Fraktion mittels Stufengradienten zwei weitere Fraktionen gewonnen werden.

10

15

20

25

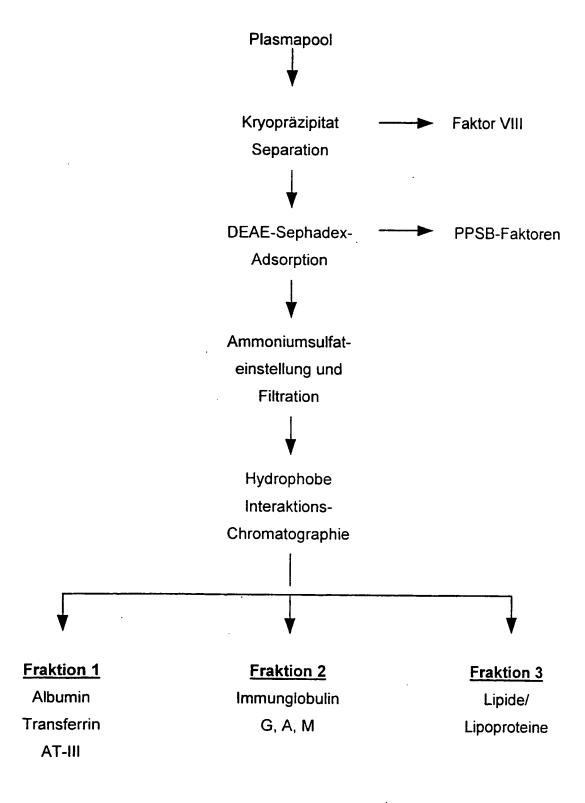
- 13. Verfahren gemäß Anspruch 12, dadurch gekennzeichnet, daß die Auftrennung nach der ersten Fraktion mit einem Ammoniumsulfatpuffer einer Konzentration von 0,4 bis 0,1 Mol/l beginnt und danach abgesenkt wird auf < 0,1 bis 0 Mol/l.
- 14. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 13, dadurch gekennzeichnet, daß als hydrophobe Interaktionsphase Phenyl- oder Alkyl-substituierte Phasen auf der Basis von Copolymeren aus Glycidyl-methacrylat und Ethylenglycol-dimethacrylat, Copolymere aus Polystyrol und Divinylbenzol oder mit Dextran oder Polymeren gecoatete Kieselgele verwendet werden.
- 15. Verfahren gemäß Anspruch 14, dadurch gekennzeichnet, daß als hydrophobe Interaktionsphase Phenyl-substituierte Copolymere aus Glycidylmethacrylat und Ethylenglycoldimethacrylat verwendet wird.
- 16. Verfahren gemäß Anspruch 14 oder 15, dadurch gekennzeichnet, daß die hohe Ammoniumsulfatpufferkonzentration 0,8 bis 1,0 Mol/l und die abgesenkte Ammoniumsulfatkonzentration 0,3 bis 0 Mol/l beträgt.
- 30 17. Verfahren gemäß Anspruch 16, dadurch gekennzeichnet, daß die erste Fraktion bei einer Ammoniumsulfatkonzentration von 0,9 Mol/l gewonnen wird und danach ein Stufengradient angewendet wird, wobei die Ammoniumsulfatkonzentration zunächst 0,3 Mol/l beträgt, und sodann auf 0 Mol/l abgesenkt wird.

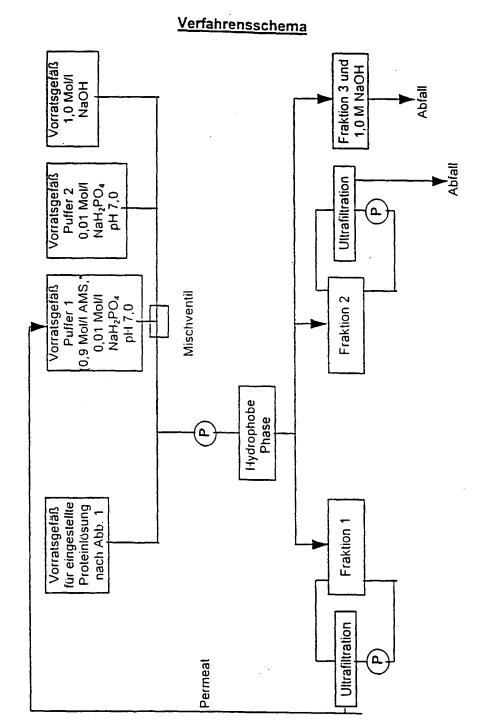
- 18. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis 17, dadurch gekennzeichnet, daß man die gewonnene erste Fraktion in an sich bekannter Weise aufarbeitet und therapeutisch verwendbares Antithrombin III, Transferrin und/oder Albumin gewinnt.
- 5 19. Verfahren gemäß Anspruch 18, dadurch gekennzeichnet, daß die gewonnene erste Fraktion durch Affinitätschromatographie sowie nachfolgende Anionenaustauscherchromatographie und Virusinaktivierung sowie übliche Filtrations-, Konzentrations- und Sterilisierungsschritte aufgearbeitet wird.
- 10 20. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 18, dadurch gekennzeichnet, daß man die gewonnene zweite Fraktion in an sich bekannter Weise aufarbeitet und therapeutisch einsetzbares Immunglobulin, insbesondere IgG gewinnt.
- 21. Verfahren gemäß Anspruch 20, dadurch gekennzeichnet, daß man die gewonnene zweite Fraktion durch Anionenaustauscherchromatographie, Virusinaktivierung, Oktansäurebehandlung sowie Kationenaustauscherchromatographie und übliche Filtrations-, Sterilisations- und Konzentrierungsschritte zu einem verträglichen Immunglobulin G Präparat aufarbeitet.
- 22. Rezyklisierungsverfahren zur Fraktionierung von Plasma oder Serum gemäß einem der Ansprüche 1 bis 16, dadurch gekennzeichnet, daß man das Permeat aus der ersten erhaltenen Fraktion kontinuierlich dem Ammoniumsulfatpuffer-Vorratsbehälter mit der Pufferlösung 1 zuführt, die gewonnene erste Fraktion kontinuierlich sammelt, die zweite Fraktion durch Herstellen eines Mischpuffers aus der Pufferlösung 1 und einer Ammoniumsulfat-freien Pufferlösung 2 oder alleinigen Einsatz des Puffers 2 eluiert und kontinuierlich entfernt.
 - 23. Verfahren gemäß Anspruch 22, dadurch gekennzeichnet, daß man nach der Eluierung der ersten Fraktion die Chromatographiesäule mit einem Stufengradienten behandelt und so eine zweite und dritte Fraktion erhält.
 - 24. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 22 oder 23, dadurch gekennzeichnet, daß man nach je einem Rezyklisierungskreislauf die Interaktionschromatographiephase mit Natronlauge aus einem Vorratsbehälter 3 behandelt.

30

- 25. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 22 bis 24, dadurch gekennzeichnet, daß man die gewonnene erste Fraktion in an sich bekannter Weise aufarbeitet und therapeutisch verwendbares Antithrombin III, Transferrin und/oder Albumin gewinnt.
- 5 26. Verfahren gemäß einem der Ansprüche 22 bis 24, dadurch gekennzeichnet, daß man die gewonnene zweite Fraktion in an sich bekannter Weise aufarbeitet und therapeutisch verwendbares Immunglobulin, insbesondere IgG, gewinnt.
- 27. Immunglobulinpräparat, erhalten nach einem Verfahren gemäß den Ansprüchen 20, 21
 oder 26.
 - 28. Antithrombin III Präparat, erhalten gemäß Anspruch 18, 19 oder 25.
- 29. Verwendung eines Immunglobulinpräparates oder eines Antithrombin III-, Albumin- oder
 Transferrin-Präparates, erhalten nach dem Verfahren gemäß einem der Ansprüche 1 bis
 26 zur therapeutischen Anwendung.

Fraktionierschema

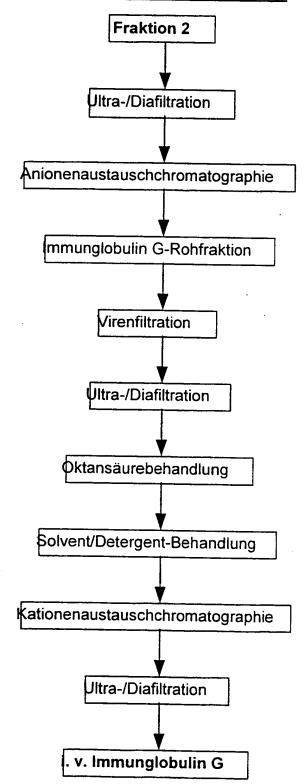




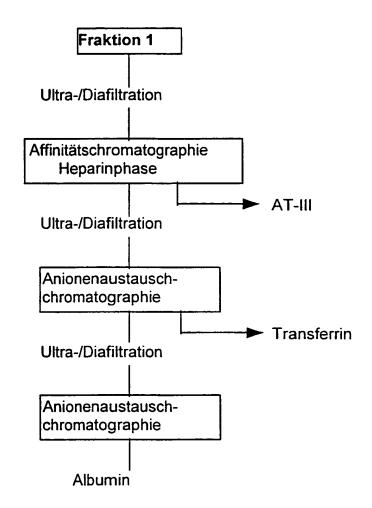
*AMS=Ammoniumsulfat

*** ***********

H rstellschema für i.v. Immunglobulin G

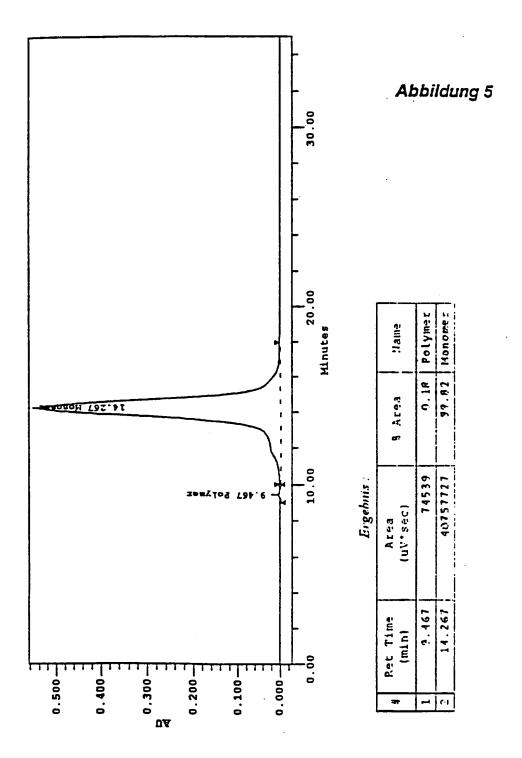


Herstellschema von AT-III, Transferrin und Albumin



** ** *******

HPSE-Chr matogramm einer gemäß Beispiel 8 h rg stellten Immunglobulin G-Lösung



Date of Peposit " mary 11, 2002

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

mai Application No PCT/EP 00/05827

A. CLASS	IFICATION OF	SUBJECT	MATTER
TPC 7	C07V1	/20	COTY

C0/K1/50

C07K14/765

C07K16/06

C07K14/81

C07K14/79

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols) IPC 7 C07K

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practical, search terms used)

EPO-Internal, WPI Data, PAJ, CHEM ABS Data, BIOSIS, MEDLINE, EMBASE

	C.	pocu	MENT:	s coi	NS
-	_				_

Category °	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.	
X	HRKAL Z ET AL: "HYDROPHOBIC INTERACTION CHROMATOGRAPHY OF SERUM PROTEINS ON PHENYL SEPHAROSE CL-4B" JOURNAL OF CHROMATOGRAPHY, vol. 242, no. 2, 1982, pages 385-388, XP000946223	1-21	
Y	ISSN: 0021-9673 page 385, paragraph 3; figures 1-3; table I	18-21, 27-29	

X Patent family members are listed in annex.

- Special categories of cited documents:
- "A" document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance
- "E" earlier document but published on or after the international filing date
- document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)
- "O" document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means
- "P" document published prior to the international filling date but later than the priority date claimed
- "T" later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention
- "X" document of particular relevance; the claimed, invention cannot be considered novel or cannot be considered. to involve an inventive step when the document is taken alone
- "Y" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other, such documents, such combination being obvious to a person skilled
- "&" document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search

Date of mailing of the international search report

27 September 2000

06/10/2000

Name and mailing address of the ISA

European Patent Office, P.B. 5818 Patentiaan 2 NL - 2280 HV Rijswijk Tel. (+31-70) 340-2040. Tx. 31 651 epo nl.

Authorized officer

Carviani S

€ 📜

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Inter onal Application No PCT/EP 00/05827

		PCT/EP 00/05827		
C.(Continu	ation) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT			
ategory *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.		
(GOHEEN S C ET AL: "PURIFICATION OF HUMAN SERUM GAMMA GLOBULINS BY HYDROPHOBIC INTERACTION HIGH-PERFORMANCE LIQUID CHROMATOGRAPHY" JOURNAL OF CHROMATOGRAPHY, vol. 326, 1985, pages 235-241, XP000946239 ISSN: 0021-9673	1-21		
,	cited in the application page 236, last paragraph; figures 1A,1B,3,5	18-21, 27-29		
	US 5 429 746 A (SHADLE PAULA J ET AL) 4 July 1995 (1995-07-04) claims	18-21, 27,29		
	EP 0 339 919 A (GREEN CROSS CORP) 2 November 1989 (1989-11-02) claims	18-21, 28,29		
	EP 0 717 049 A (AIMA DERIVATI SPA ;SCLAVO SPA (IT)) 19 June 1996 (1996-06-19) claims	18-21		
	SZEPESZ L ET AL: "HIGH PERFORMANCE HYDROPHOBIC INTERACTION CHROMATOGRAPHY OF PROTEINS" LC-GC INTERNATIONAL (LIQUID AND GAS_ CHROMOTOGRAPHY), US, EUGENE, OR, vol. 5, no. 11, 1992, pages 24-29, XP000350924			
	-			

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

...formation on patent family members

Inter ...al Application No PCT/EP 00/05827

			 		
Patent document cited in search report		Publication date		atent family nember(s)	Publication date
US 5429746	Α	04-07-1995	AU	689552 B	02-04-1998
05 54257 10	••		AU	1843395 A	04-09-1995
			BR	9507100 A	16-09-1997
			CA	2183888 A	24-08-1995
			CN	1146730 A	02-04-1997
			CZ	9602481 A	16-04-1997
			ΕP	0746398 A	11-12-1996
			HU	74845 A,B	28-02-1997
			JP	9509658 T	30-09-1997
			NO	963475 A	21-10-1996
			NZ	281480 A	26-06-1998
			WO	9522389 A	24-08-1995
			ZA	9501372 A	24-10-1995
EP 0339919		02-11-1989	JP	1275600 A	06-11-1989
			JP	2729484 B	18-03-1998
			JP	2004717 A	09-01-1990
			JP	2678249 B	17-11-1997
			DE	68925918 D	18-04-1996
			DE	68925918 T	02-10-1996
			EP	0682949 A	22-11-1995
			ES	2084599 T	16-05-1996
			KR	139049 B	30-04-1998
EP 0717049	Α	19-06-1996	IT	FI930260 A	16-06-1995
Li 0/1/043	••	20 00 1000	ĀŤ	164594 T	15-04-1998
			DE	69409390 D	07-05-1998
			DE	69409390 T	29-10-1998
			ES	2117197 T	01-08-1998

INTERNATIONALER R. HERCHENBERICHT

males Aktenzeichen PCT/EP 00/05827

A. KLASSIFIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES IPK 7 C07K1/20 C07K14/765 C07K16/06 C07K14/81 C07K14/79 Nach der Internationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Klassifikation und der IPK

B. RECHERCHIERTE GEBIETE

Recherchierter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbole) IPK 7 CO7K

Recherchierte aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, soweit diese unter die recherchierten Gebiete fallen

Während der internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Name der Datenbank und evtl. verwendete Suchbegriffe)

EPO-Internal, WPI Data, PAJ, CHEM ABS Data, BIOSIS, MEDLINE, EMBASE

Kategorie°	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
X	HRKAL Z ET AL: "HYDROPHOBIC INTERACTION CHROMATOGRAPHY OF SERUM PROTEINS ON PHENYL SEPHAROSE CL-4B" JOURNAL OF CHROMATOGRAPHY, Bd. 242, Nr. 2, 1982, Seiten 385-388, XP000946223 ISSN: 0021-9673	1-21
Y	Seite 385, Absatz 3; Abbildungen 1-3; Tabelle I/	18-21, 27-29
	·	

enthehmen	
Besondere Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen :	"T" Spätere Veröffentlichung, die nach dem internationalen Anmeldedatum oder dem Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist und mit der
"A" Veröffentlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, aber nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist	Anmeldung nicht kollidiert, sondem nur zum Verständnis des der Erfindung zugrundeliegenden Prinzips oder der ihr zugrundeliegenden
"E" älteres Dokument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen Anmeldedatum veröffentlicht worden ist	Theorie angegeben ist
"L" Veröffentlichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft er- scheinen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer	"X" Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann allein aufgrund dieser Veröffentlichung nicht als neu oder auf erfinderischer T\u00e4tigkeit beruhend betrachtet werden
anderen im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden soll oder die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie ausgeführt)	1 "Y" Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann nicht als auf erfindenscher T\u00e4tigkeit beruhend betrachtet werden, wenn die Ver\u00f6ffentlichung mit einer oder mehreren anderen
"O" Veröffentlichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung, eine Benutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht	Veröffentlichungen dieser Kategorie in Verbindung gebracht wird und diese Verbindung für einen Fachmann naheliegend ist
P Veröffentlichung, die vor dem internationalen Anmeldedatum, aber nach dem beanspruchten Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist	"&" Veröffentlichung, die Mitglied derselben Patentfamilie ist
Datum des Abschlusses der internationalen Recherche	Absendedatum des internationalen Recherchenberichts
27. September 2000	06/10/2000
Name und Postanschrift der Internationalen Recherchenbehörde	Bevollmächtigter Bediensteter
Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentlaan 2 NL – 2280 HV Rijswijk Tel. (+31-70) 340–2040, Tx. 31 651 epo nl, Fax: (+31-70) 340–3016	Cervigni, S

INTERNATIONALER 1. HERCHENBERICHT

Inter males Aktenzeichen PCT/EP 00/05827

	CT/EP 00/05827
	T-12- ID-to Assessed No.
bezeichnung der veronientlichung, soweit errordenich unter Angabe der in Betracht kommende	n Teile Betr. Anspruch Nr.
GOHEEN S C ET AL: "PURIFICATION OF HUMAN SERUM GAMMA GLOBULINS BY HYDROPHOBIC INTERACTION HIGH-PERFORMANCE LIQUID CHROMATOGRAPHY" JOURNAL OF CHROMATOGRAPHY, Bd. 326, 1985, Seiten 235-241, XP000946239 ISSN: 0021-9673	1-21
Seite 236, letzter Absatz; Abbildungen 1A,1B,3,5	18-21, 27-29
US 5 429 746 A (SHADLE PAULA J ET AL) 4. Juli 1995 (1995-07-04) Ansprüche	18-21, 27,29
EP 0 339 919 A (GREEN CROSS CORP) 2. November 1989 (1989-11-02) Ansprüche	18-21, 28,29
EP 0 717 049 A (AIMA DERIVATI SPA ;SCLAVO SPA (IT)) 19. Juni 1996 (1996-06-19) Ansprüche	18-21
SZEPESZ L ET AL: "HIGH PERFORMANCE HYDROPHOBIC INTERACTION CHROMATOGRAPHY OF PROTEINS" LC-GC INTERNATIONAL (LIQUID AND GAS CHROMOTOGRAPHY), US, EUGENE, OR, Bd. 5, Nr. 11, 1992, Seiten 24-29, XP000350924	
	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommende GOHEEN S C ET AL: "PURIFICATION OF HUMAN SERUM GAMMA GLOBULINS BY HYDROPHOBIC INTERACTION HIGH-PERFORMANCE LIQUID CHROMATOGRAPHY" JOURNAL OF CHROMATOGRAPHY, Bd. 326, 1985, Seiten 235-241, XP000946239 ISSN: 0021-9673 in der Anmeldung erwähnt Seite 236, letzter Absatz; Abbildungen 1A,1B,3,5 US 5 429 746 A (SHADLE PAULA J ET AL) 4. Juli 1995 (1995-07-04) Ansprüche EP 0 339 919 A (GREEN CROSS CORP) 2. November 1989 (1989-11-02) Ansprüche EP 0 717 049 A (AIMA DERIVATI SPA ;SCLAVO SPA (IT)) 19. Juni 1996 (1996-06-19) Ansprüche SZEPESZ L ET AL: "HIGH PERFORMANCE HYDROPHOBIC INTERACTION CHROMATOGRAPHY OF PROTEINS" LC-GC INTERNATIONAL (LIQUID AND GAS CHROMOTOGRAPHY), US, EUGENE, OR, Bd. 5, Nr. 11, 1992, Seiten 24-29,

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlichung ..., die zur selben Patendamilie gehören

Interr hales Aktenzeichen PCT/EP 00/05827

Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument		Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie		Datum der Veröffentlichung
US 5429746	Α	04-07-1995	AU	689552 B	02-04-1998
		•	AU	1843395 A	04-09-1995
•			BR	9507100 A	16-09-1997
			CA	2183888 A	24-08-1995
			CN	1146730 A	02-04-1997
		•	CZ	9602481 A	16-04-1997
			EP	0746398 A	11-12-1996
			HU	74845 A,B	28-02-1997
			JP	9509658 T	30-09-1997
			NO	963475 A	21-10-1996
			NZ	281480 A	26-06-1998
			WO	9522389 A	24-08-1995
			ZA	9501372 A	24-10-1995
EP 0339919	Α	02-11-1989	JP	1275600 A	06-11-1989
			JP	2729484 B	18-03-1998
			JP	2004717 A	09-01-1990
			JP	2678249 B	17-11-1997
			DE	68925918 D	18-04-1996
			DE	68925918 T	02-10-1996
			EP	0682949 A	22-11-1995
			ES	2084599 T	16-05-1996
			KR	139049 B	30-04-1998
EP 0717049	Α	19-06-1996	IT	FI930260 A	16-06-1995
			ĀT	164594 T	15-04-1998
			DE	69409390 D	07-05-1998
			DE	69409390 T	_ 29-10-1998
		_	ES	2117197 T	01-08-1998